

(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITÉ DE COOPÉRATION  
EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

(19) Organisation Mondiale de la Propriété  
Intellectuelle  
Bureau international



(43) Date de la publication internationale  
4 avril 2002 (04.04.2002)

PCT

(10) Numéro de publication internationale  
**WO 02/27824 A1**

(51) Classification internationale des brevets<sup>7</sup>: H01M 4/48,  
C01B 25/37, 33/20, H01M 4/58, 4/62, C01B 17/96

(71) Déposant (pour tous les États désignés sauf US) : HY-  
DRO-QUÉBEC [CA/CA]; 75 boul. René-Lévesque  
Ouest, 9e étage, Montréal, Québec H2Z 1A4 (CA).

(21) Numéro de la demande internationale :  
PCT/CA01/01350

(22) Date de dépôt international :  
21 septembre 2001 (21.09.2001)

(25) Langue de dépôt : français

(26) Langue de publication : français

(30) Données relatives à la priorité :  
2,320,661 26 septembre 2000 (26.09.2000) CA

(72) Inventeurs; et  
(75) Inventeurs/Déposants (pour US seulement) : ARMAND,  
Michel [FR/CA]; 2965 Fendall, Montréal, Québec H3T  
1N2 (CA). GAUTHIER, Michel [CA/CA]; 237 rue  
St-Ignace, La Prairie, Québec J5R 1V0 (CA). MAGNAN,  
Jean-François [CA/CA]; 172 rue de l'Estran, Neuville,  
Québec G0R 2R0 (CA). RAVET, Nathalie [FR/CA]; 5279  
McKenna, Montréal, Québec H3T 1T9 (CA).

[Suite sur la page suivante]

(54) Title: SYNTHESIS METHOD FOR CARBON MATERIAL BASED ON  $Li_xM_{1-y}M'(XO_4)_n$

(54) Titre : PROCÉDÉ DE SYNTHÈSE DE MATÉRIAU À BASE DE  $LIXM1-YM'Y(XO4)N$



Micrographie au microscope électronique à transmission  
montrant l'enrobage et le pontage des particules de  $LiFePO_4$  par le carbone.

TRANSMISSION ELECTRONIC MICROSCOPE MICROGRAPH SHOWING COATING  
AND CROSSLINKING OF  $LiFePO_4$  PARTICLES WITH CARBON.

(57) Abstract: The invention concerns a synthesis method for a material consisting of particles comprising a core and a coating and/or being interconnected by a carbon cross-linkage, the core of said particles including at least a compound of formula  $Li_xM_{1-y}M'(XO_4)_n$  wherein: x, y and n are numbers such that  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0.6$  and  $1 \leq n \leq 1.5$ ; M is a transition metal; M' is a element of fixed valency, and the synthesis being performed by reacting and balancing the mixture of precursors, with a reducing gas atmosphere, so as to bring the transition metal(s) to the desired degree of valency, the synthesis being carried out in the presence of a carbon source called conductive carbon which is pyrolyzed. The resulting materials exhibit excellent electrical conductivity and a highly enhanced chemical activity. M' can be selected among  $Mg^{2+}$ ,  $Ca^{2+}$ ,  $Al^{3+}$ ,  $Zn^{2+}$  or a combination of those elements, X is selected among S, P, and Si. Said material can be used as active electrode material in batteries.

(57) Abrégé : Procédé de synthèse d'un matériau constitué de particules comportant un noyau et un enrobage et/ou étant connectés entre elles par un pontage de carbone, le noyau de ces particules comprenant au moins un composé de formule  $Li_xM_{1-y}M'(XO_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels

[Suite sur la page suivante]

WO 02/27824 A1



(74) Mandataires : OGILVY RENAULT etc.; Suite 1600,  
1981 McGill College Avenue, Montreal, Québec H3A 2Y3  
(CA).

(AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet européen  
(AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU,  
MC, NL, PT, SE, TR), brevet OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI,  
CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(81) États désignés (*national*) : AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ,  
BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ,  
DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM,  
HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK,  
LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX,  
MZ, NO, NZ, PH, PL, PT, RO, RU, SD, SE, SG, SI, SK,  
SL, TJ, TM, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VN, YU, ZA,  
ZW.

**Publiée :**

- avec rapport de recherche internationale
- avant l'expiration du délai prévu pour la modification des  
revendications, sera republiée si des modifications sont  
reçues

(84) États désignés (*régional*) : brevet ARIPO (GH, GM, KE,  
LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZW), brevet eurasien

En ce qui concerne les codes à deux lettres et autres abrévia-  
tions, se référer aux "Notes explicatives relatives aux codes et  
abréviations" figurant au début de chaque numéro ordinaire de  
la Gazette du PCT.

que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$  et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition, M' est un élément de valence fixe, et la synthèse se faisant par réaction et mise en équilibre du mélange des précurseurs, avec une atmosphère gazeuse réductrice, de manière à amener le ou les métaux de transition au degré de valence voulu, la synthèse se faisant en présence d'une source de carbone appelée carbone conducteur qui est soumis à pyrolyse. Les matériaux obtenus présentent une excellente conductivité électrique ainsi qu'une activité chimique très améliorée. M' peut être choisi parmi  $Mg^{2+}$ ,  $Ca^{2+}$ ,  $Al^{3+}$ ,  $Zn^{2+}$  ou une combinaison de ces éléments, X est choisi parmi S, P et Si. Ce matériau peut être utilisé comme matériau actif d'électrode dans les batteries.

PROCEDE DE SYNTHESE DE MATERIAU A BASE DE  $\text{LiXM}_1\text{-YM}'\text{Y}(\text{XO}_4)_\text{N}$

DOMAINE DE L'INVENTION

5

La présente invention concerne une méthode de préparation de matériaux d'électrode capables de permettre des réactions rédox par échange d'ions alcalins et d'électrons. Les applications sont dans le domaine des générateurs électrochimiques (batteries) primaires ou secondaires, des générateurs  
10 supercapacités et dans le domaine des systèmes de modulation de la lumière de type électrochrome.

ART ANTÉRIEUR

15 Les composés d'insertion de formule  $\text{LiMPO}_4$  de structure olivine où M est un cation métallique appartenant à la première ligne des métaux de transition par exemple Mn, Fe, Co ou Ni, sont connus et leur utilisation comme matériau de cathode dans les batteries au lithium a été rapporté par Goodenough et al. dans le brevet US-A-5.910.382. Dans la demande canadienne de brevet portant le numéro  
20 CA-A-2.307.119, la généralité des composés "de type  $\text{LiMPO}_4$ " a été précisée dans la mesure où tout en gardant sensiblement la même structure olivine, une partie des atomes M peut être substituée par d'autres métaux de valence comprise entre 2 et 3, dont les éléments de transition voisins ou une partie du phosphore, peut être substitué par des éléments tels que Si, S, Al, As. De même, le lithium  
25 permettant l'électroneutralité peut occuper une fraction ou la totalité des sites octaédriques de la structure olivine, ou éventuellement se placer en position interstitielle lorsque la totalité des sites octaédriques est occupée.

La formule  $\text{Li}_{x+y}\text{M}_{1-(y+d+t+q+r)}\text{D}_d\text{T}_t\text{Q}_q\text{R}_r[\text{PO}_4]_{1-(p+s+v)}[\text{SO}_4]_p[\text{SiO}_4]_s[\text{VO}_4]_v$  dans  
30 laquelle :

- M peut être  $\text{Fe}^{2+}$  ou  $\text{Mn}^{2+}$  ou un mélange des deux;

- 2 -

- D peut être un métal dans l'état d'oxydation +2 choisi dans le groupe contenant  $Mg^{2+}$ ,  $Ni^{2+}$ ,  $Co^{2+}$ ,  $Zn^{2+}$ ,  $Cu^{2+}$ , et  $Ti^{2+}$ ;
  - T peut être un métal dans l'état d'oxydation +3 choisi dans le groupe contenant  $Al^{3+}$ ,  $Ti^{3+}$ ,  $Cr^{3+}$ ,  $Fe^{3+}$ ,  $Mn^{3+}$ ,  $Ga^{3+}$  et  $V^{3+}$ ;
  - 5     - Q est un métal dans le degré d'oxydation +4 choisi dans le groupe contenant  $Ti^{4+}$ ,  $Ge^{4+}$ ,  $Sn^{4+}$  et  $V^{4+}$ ; et
  - R est un métal dans l'état d'oxydation +5 choisi dans le groupe contenant  $V^{5+}$ ,  $Nb^{5+}$  et  $Ta^{5+}$ ;
- 10   avec une définition des valeurs prises par les paramètres x, y, d, t, q, r, p, s et v englobe la généralité du sens à donner au terme "de type  $Li_xMXO_4$ ,  $0 \leq x \leq 2$ " de structure olivine au sens de la présente invention et sera utilisée dans ce qui suit. Les substituants préférés du phosphore sont le silicium et le soufre.
- 15   Dans ces composés préparés sous forme lithiés (à l'état déchargé), au moins un des métaux de transition est à l'état d'oxydation II. Dans le brevet US-A-5.910.382 et sa CIP) ainsi que dans les brevets et publications suivants, les synthèses des composés  $LiMPO_4$  sont toutes réalisées à partir d'un sel du métal de transition M correspondant au degré d'oxydation II et en conservant cet état d'oxydation tout au
- 20   long de la synthèse jusqu'au produit final. L'élément de transition dont on maintient la valence II tout au cours de la synthèse, quelle que soit la voie suivie, est le fer dont la plupart des composés s'oxydent spontanément. À l'air par exemple,  $LiFePO_4$  a été réalisée par réaction à l'état solide, à haute température et sous atmosphère inerte des divers constituants (par exemple pour la source de fer,  $Fe(OOCCH_3)_2$ , la source
- 25   de phosphate,  $NH_4H_2PO_4$  et celle de lithium,  $Li_2CO_3$ ). Dans tous les cas, la source de fer est un sel dans lequel le fer est à l'état d'oxydation II, que ce soit à partir d'acétate de fer II comme décrit dans le brevet US-A-5.910.382, d'oxalate de fer II comme décrit dans *Electrochem and Solid-State Letters*, 3, 66 (2000) et dans *Proc. 10th IMLB, Como, Italy, May (2000)* ou de vivianite ( $Fe_3(PO_4)_2 \cdot 8H_2O$ ) comme
- 30   décrit dans la demande canadienne de brevet CA-A-2.270.771, la sensibilité du fer II

- vis-à-vis de l'oxydation par l'oxygène rend tous ces processus de synthèse très délicats et toutes les précautions doivent être prises pour supprimer totalement la présence d'oxygène et notamment lors du traitement thermique, ce qui augmente le coût du matériau correspondant. Cette sensibilité donne lieu à une irreproductibilité
- 5 du comportement électrochimique des échantillons. Ce problème est souligné dans Yamada et al. J. electrochem Soc., 148, A224 (2001). Par ailleurs, le fer est l'élément le plus utile, de par son abondance et absence de toxicité, et la principale mise en oeuvre de l'invention est destinée à une préparation améliorée de composés rédox contenant cet élément. Il est évident que les résultats de l'invention s'appliquent au
- 10 manganèse, au vanadium, au cobalt, au titane, au vanadium etc. dans des conditions correspondantes à leur degré d'oxydation voulu. D'une manière générale, le précurseur du métal M moins coûteux ou plus facile à manipuler ne correspond pas au degré d'oxydation celui requis dans la formule du matériau rédox.
- 15 Une amélioration de ces composés a précédemment été proposée dans le brevet CA-A-2.270.771). Dans ce document, il a été montré que les performances électrochimiques de  $\text{LiFePO}_4$  étaient grandement améliorées que ce soit en terme de capacité réversible, de cyclabilité ou de puissance, lorsque les particules du matériau sont recouvertes d'une fine couche de carbone conducteur électronique.
- 20 Dans cette demande, les inventeurs ont mis à profit le fait d'utiliser un sel de fer à l'état d'oxydation II, en présence d'un composé organique susceptible d'être pyrolysé, dans les conditions de la synthèse, sans toutefois que le résidu de carbone ne puisse être oxydé à cause du faible pouvoir oxydant du composé ferreux ou de l'atmosphère en équilibre avec ce dernier.
- 25 La demande de brevet EP-A-1.094.532 décrit une méthode pour la production de matériaux pour une électrode positive active. Cette méthode inclut une étape de mélange d'une pluralité de substances pour obtenir un précurseur. Puis le précurseur est fritté pour aboutir à la synthèse d'un composé de formule  $\text{Li}_x \text{M}_y \text{PO}_4$  dans lequel x est supérieur à 0 et inférieur ou égal à 2, y est supérieur ou
- 30 égal à 0,8 et inférieur ou égal à 1,2 et M inclus au moins un métal ayant des

orbitales 3d. Un agent réducteur solide est ajouté au cours de l'étape de mélange audit précurseur afin de permettre la préparation, qui s'effectue sous atmosphère inerte, de matériau pour électrodes positives actives capables de doper et de dédoper de façon satisfaisante et réversible le lithium.

5

EP-A-1.094.533 décrit un électrolyte non-aqueux adapté pour les batteries secondaires utilisant un matériau ou une électrode active contenant un composé représenté par la formule générale  $\text{Li}_x\text{M}_y\text{PO}_4$ , dans laquelle x est supérieur à 0 et inférieur ou égal à 2, et y est supérieur ou égal à 0,8 et inférieur ou égal à 1,2, avec

10 M contenant un état de transition 3d, la taille des grains de  $\text{Li}_x\text{M}_y\text{PO}_4$  n'est pas supérieure à 10 micromètres. Cet électrolyte non aqueux pour batteries secondaires est présenté comme possédant des caractéristiques cycliques améliorées et une haute de capacité.

15 La demande internationale PCT référencée WO 01/53198 décrit un matériau, à base de composé mixte lithium métal, qui libère par interaction électrochimique des ions lithium. Ce matériau est préparé à partir des précurseurs nécessaires par réduction d'au moins un des ions métalliques par du carbone

20 Outre leur performance électrochimique dans les accumulateurs au lithium, l'intérêt de cette nouvelle famille de matériaux est de mettre en jeu des éléments non-toxiques, abondants et peu coûteux à extraire. Ces caractéristiques sont déterminantes pour le développement de gros accumulateurs au lithium applicables notamment au marché du véhicule électrique dont le besoin devient  
25 pressant avec l'accumulation dans l'environnement des gaz à effet de serre.

Il existe donc un besoin pour la mise au point d'un nouveau procédé plus simple et plus reproductible, moins onéreux que ceux déjà connus tout en offrant des performances améliorées.

30

## RÉSUMÉ DE L'INVENTION

La présente invention décrit un procédé de synthèse de composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , par mise en équilibre dans les proportions requises d'un mélange comprenant des précurseurs des constituants du composé et la réduction du mélange équilibré des précurseurs avec une atmosphère gazeuse réductrice. Le mélange initial peut être additionné d'une source de carbone ce qui permet la préparation des composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  sous la forme d'un matériau constitué de grains enrobés de carbone. Le matériau ainsi obtenu possède une excellente conductivité.

Ces matériaux sont utilisables pour la préparation notamment de cellules électrochimiques comprenant un électrolyte et au moins deux électrodes dont au moins une comprend au moins un matériau synthétisé selon un des procédés de l'invention.

## BRÈVE DESCRIPTION DES DESSINS

### 20. Légendes des figures citées dans les exemples

Figure 1 : 1<sup>er</sup> cycle obtenus par voltammétrie lente ( $v = 20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C pour une batterie contenant  $\text{LiFePO}_4$  non carboné synthétisé à partir de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  (réduction par l'hydrogène) (traits pleins) comparé au même échantillon après carbonisation (traits pointillés)

Figure 2 : Morphologie de  $\text{LiFePO}_4$  carboné synthétisé à partir de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  (réduction par l'hydrogène). Micrographie prise au microscope électronique à balayage grossissement  $\times 5.000$

Figure 3 : 5<sup>ème</sup> cycle obtenu par voltammétrie lente ( $v = 20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C d'une batterie contenant LiFePO<sub>4</sub> carboné synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par l'hydrogène) (traits pleins) comparé un LiFePO<sub>4</sub> obtenu par synthèse classique suivi d'un étape de dépôt de carbone (traits pointillés).

Figure 4 : Profils de charge et de décharge réalisés en mode galvanostatique à 80°C et à deux vitesses de charge et décharge (C/8 : traits pleins et C/2 traits pointillés) pour des batteries contenant LiFePO<sub>4</sub> carboné synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par l'hydrogène)

Figure 5 : résultats de cyclages réalisés en mode galvanostatique à 80°C et à deux vitesses de charge et décharge pour des batteries contenant LiFePO<sub>4</sub> carboné synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par l'hydrogène).

Figure 6 : 5<sup>ème</sup> cycle obtenu par voltammétrie lente ( $v = 20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C de batteries contenant LiFePO<sub>4</sub> carboné synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par CO/CO<sub>2</sub>). 1/1) pour des échantillons contenant différents pourcentages de carbone (0.62% : traits pleins, 1.13 % traits pointillés, 1.35% traits gras).

Figure 7 : 1<sup>er</sup> cycle (traits pointillés) et 10<sup>ème</sup> cycle (traits pleins) obtenu par voltammétrie lente ( $v = 20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C d'une batterie contenant LiFePO<sub>4</sub> synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par le carbone).

Figure 8 : Evolution de la capacité au cours du cyclage, d'une batterie contenant LiFePO<sub>4</sub> synthétisé à partir de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O (réduction par le carbone). Résultats obtenus par voltammétrie lente ( $v = 20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C.



- 7 -

Figure 9 : 1<sup>er</sup> cycle (traits pointillés) et 10<sup>ème</sup> cycle (traits pleins) obtenu par voltammétrie lente ( $v=20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) à 80°C d'une batterie contenant  $\text{LiFePO}_4$  synthétisé à partir de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  (réduction par l'acétate de cellulose)

5

Figure 10 : Profils de charge et de décharge réalisés en mode galvanostatique à température ambiante à une vitesses de charge et décharge de C/24 pour des batteries contenant  $\text{LiFe}_{0.5}\text{Mn}_{0.5}\text{PO}_4$  carboné.

10 Figure 11 : Micrographie au microscope électronique à transmission montrant l'enrobage et le pontage des particules de  $\text{LiFePO}_4$  par le carbone.

### DESCRIPTION DE L'INVENTION

15

Un premier objet de la présente invention est constitué par la synthèse de composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$  et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  ou une combinaison de ces mêmes éléments et X est choisi parmi S, P et Si,

20

par mise en équilibre dans les proportions requises d'un mélange comprenant au moins:

25

- a) une source de M, une partie au moins du ou desdits métaux de transition qui composent M se trouvant dans un état d'oxydation supérieur à celui du métal dans le composé final  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ ;
- b) une source d'un élément M';

30

- 8 -

- c) un composé source de lithium; et
- d) éventuellement un composé source de X,

5 les sources des éléments M, M', Li et X pouvant ou non être introduites, en tout ou en partie, sous forme de composés comportant plus d'un élément source, et

10 la synthèse se faisant par réaction et mise en équilibre du mélange (de préférence intime et/ou homogène) dans les proportions requises des précurseurs a) à d), et par réduction de manière à amener le ou les métaux de transition au degré de valence voulu.

La réduction peut être réalisée de différentes façons, par les techniques utilisées  
15 dans l'élaboration de céramiques et par différents agents réducteurs, basés sur la chimie des dérivés du carbone, dont CO, des hydrocarbures et divers composés organiques, de l'hydrogène et de l'ammoniac.

Selon un mode préférentiel de réalisation de la présente invention, la réduction du  
20 mélange des précurseurs a) à d) est réalisée avec une atmosphère gazeuse réductrice.

La source de M peut également être une source de X et/ou la source de M' peut également être source de X et/ou la source de lithium peut être également source de X et/ou la source de X peut également être source de lithium.

25 Selon un mode préférentiel de réalisation de l'invention la mise en équilibre du mélange de précurseurs a) à d) est faite sous forme de mélange intime et/ou homogène. Par mélange intime, on entend préférentiellement, dans le cadre de la présente invention, un mélange ne contenant pas d'agrégats de particules de  
30 composants individuels du mélange, et des tailles de particules de préférence inférieures à 10 microns, de préférence inférieure à 5 microns. Les méthodes

permettant cette réalisation sont connues de l'homme de l'art, tels le cobroyage en présence de billes de matériau dur (tel l'acier, le carbure de tungstène, l'alumine, la zircone), à sec ou en présence d'un liquide, soit avec les appareils de type cyclone où les particules sont affinées par frottement sur les parois de l'appareil ou sur elle-même, l'énergie ultrasonore, soit encore l'atomisation (spray drying) de solutions ou de suspensions.

Par mélange homogène on entend un mélange dans lequel aucune variation locale de concentration d'un des composants du mélange n'est apparente d'où soit extraite la fraction du mélange choisie pour l'échantillonnage. L'agitation mécanique par le biais de palettes ou de barreaux magnétiques pour les suspensions, les mélangeurs planétaires, à mouvement cycloïdal sont des exemples de mode de mise en œuvre ; par définition les solutions répondent à ce critère,

Dans le cadre de la présente invention, le ou les métaux de transition est (sont) avantageusement choisi(s) au moins en partie dans le groupe constitué par le fer, le manganèse, le cobalt et le nickel, le complément des métaux de transition étant préférentiellement choisi dans le groupe constitué par le vanadium, le titane, le chrome et le cuivre.

De façon avantageuse, le composé source de M est dans un état d'oxydation peut varier de 3 à 7.

Selon un mode préférentiel de réalisation de l'invention, le composé source de M est l'oxyde de fer III ou la magnétite, le dioxyde de manganèse, le pentoxyde de di-vanadium, le phosphate de fer trivalent, le nitrate de fer trivalent, le sulfate de fer trivalent, l'hydroxyphosphate de fer et de lithium ou le sulfate ou le nitrate de fer trivalent, ou un mélange de ces derniers.

Selon un autre mode préférentiel de réalisation du procédé, le composé source de lithium est choisi dans le groupe constitué par l'oxyde ou l'hydroxyde de lithium, le

carbonate de lithium, le phosphate neutre  $\text{Li}_3\text{PO}_4$ , le phosphate acide  $\text{LiH}_2\text{PO}_4$ , l'ortho, le méta ou les poly silicates de lithium, le sulfate de lithium, l'oxalate de lithium et l'acétate de lithium, ou un mélange de ces derniers, plus préférentiellement encore, le composé source de lithium est le carbonate de lithium

5 de formule  $\text{Li}_2\text{CO}_3$ .

Selon un autre mode avantageux, la source de X est choisie dans le groupe constitué par l'acide sulfurique, le sulfate de lithium, l'acide phosphorique et ses esters, le phosphate neutre  $\text{Li}_3\text{PO}_4$  ou le phosphate acide  $\text{LiH}_2\text{PO}_4$ , les phosphates mono- ou

10 di-ammoniques, le phosphate de fer trivalent, le phosphate de manganèse et d'ammonium ( $\text{NH}_4\text{MnPO}_4$ ), la silice, les silicates de lithium, les alcoxysilanes et leurs produits d'hydrolyse partielle et les mélanges de ces derniers. Plus avantageusement encore, le composé précurseur de X est le phosphate de fer, de préférence le phosphate de fer (III), anhydre ou hydraté.

15

Le procédé de l'invention est particulièrement performant pour la préparation d'un ou de plusieurs des composés suivants, dans lequel au moins un des dérivés du lithium obtenu est de formule  $\text{LiFePO}_4$ ,  $\text{LiFe}_{1-s}\text{Mn}_s\text{PO}_4$  avec  $0 \leq s \leq 0,9$ ,  $\text{LiFe}_{1-y}\text{Mg}_y\text{PO}_4$  et  $\text{LiFe}_{1-y}\text{Ca}_y\text{PO}_4$  avec  $0 \leq y \leq 0,3$ ,  $\text{LiFe}_{1-s-y}\text{Mn}_s\text{Mg}_y\text{PO}_4$  avec

20  $0 \leq s \leq 1$  et  $0 \leq y \leq 0,2$ ,  $\text{Li}_{1+x}\text{FeP}_{1-x}\text{Si}_x\text{O}_4$  avec  $0 \leq x \leq 0,9$ ,  $\text{Li}_{1+x}\text{Fe}_{1-s}\text{Mn}_s\text{P}_{1-x}\text{Si}_x\text{O}$  avec  $0 \leq s \leq 1$ ,  $\text{Li}_{1+z}\text{Fe}_{1-s-z}\text{Mn}_s\text{P}_{1-z}\text{S}_z\text{O}_4$  avec  $0 \leq s \leq 1$ ,  $0 \leq z \leq 0,2$ ,  $\text{Li}_{1+2q}\text{Fe}_{1-s-q}\text{Mn}_s\text{PO}_4$  avec  $0 \leq s \leq 1$ , et  $0 \leq q \leq 0,3$ ,  $\text{Li}_{1+r}\text{Fe}_{1-s}\text{Mn}_s(\text{S}_{1-r}\text{P}_r\text{O}_4)_{1,5}$  avec  $0 \leq r \leq 1$ ,  $0 \leq s, t \leq 1$  ou  $\text{Li}_{0,5+u}\text{Fe}_{1-t}\text{Ti}_t(\text{PO}_4)_{1,5}$  avec  $0 \leq t \leq 1$ ,  $0 \leq u \leq 2,5$ . Le procédé selon l'invention donne des résultats améliorés lorsqu'on obtient des

25 composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  ayant une structure olivine ou Nasicon, incluant la forme monoclinique.

La réduction est obtenue par l'action d'une atmosphère réductrice choisie de façon à réduire l'état d'oxydation de l'ion métallique M au niveau requis pour la constitution

30 du composé sans toutefois le réduire à l'état métallique neutre. Cette atmosphère réductrice contient préférentiellement de l'hydrogène ou un gaz capable de générer

de l'hydrogène dans les conditions de la synthèse, de l'ammoniac ou une substance capable de générer de l'ammoniac dans les conditions de la synthèse ou du monoxyde de carbone, ces gaz étant utilisés purs ou en mélanges et pouvant également être utilisés en présence de vapeur d'eau et/ou en présence de dioxyde de carbone et/ou en présence d'un gaz neutre (tel que l'azote ou l'argon).

Selon un mode avantageux de réalisation, l'atmosphère réductrice est constituée par un mélange  $\text{CO}/\text{CO}_2$  ou  $\text{H}_2/\text{H}_2\text{O}$ ,  $\text{NH}_3/\text{H}_2\text{O}$  ou leur mélange, générant une pression d'équilibre d'oxygène inférieure ou égale à celle déterminée par le métal de transition au degré d'oxydation correspondant aux précurseurs induits pour former le composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , mais supérieure à celle correspondant à la réduction d'un quelconque des éléments de transition présents à l'état métallique, assurant la stabilité thermodynamique de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  dans le mélange réactionnel, indépendamment du temps de réaction de la synthèse.

15

Selon un autre mode avantageux de réalisation de l'invention l'atmosphère réductrice est constituée par un mélange  $\text{CO}/\text{CO}_2$ ,  $\text{H}_2/\text{H}_2\text{O}$ ,  $\text{NH}_3/\text{H}_2\text{O}$  ou leur mélange, générant une pression d'équilibre d'oxygène inférieure ou égale à celle déterminée par un des métaux de transition présents dans  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , pouvant éventuellement conduire à la réduction d'au moins cet élément de transition à l'état métallique, l'obtention du composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  étant réalisée par le contrôle de la température et du temps de contact avec la phase gazeuse ; la température de synthèse étant préférentiellement comprise entre 200 et 1.200 °C, plus préférentiellement encore entre 500 et 800 °C, et le temps de contact du mélange réactionnel avec la phase gazeuse étant préférentiellement compris entre 2 minutes et 5 heures et plus préférentiellement encore entre 10 et 60 minutes. Ce contrôle est plus facilement réalisé lors d'une réduction par une phase gazeuse du fait de la diffusion rapide des molécules de gaz autour des grains. De plus, la nucléation de la phase métallique est lente, et peut donc être plus facilement évitée du fait de la

réduction rapide par la phase gazeuse.

30

L'atmosphère gazeuse réductrice est préférentiellement obtenue par décomposition sous vide ou sous atmosphère inerte, d'un composé organique ou d'un mélange de composé organiques contenant, liés chimiquement, au moins de l'hydrogène et de l'oxygène, et dont la pyrolyse génère du monoxyde de carbone et / ou un mélange de  
5 dioxyde et de monoxyde de carbone, de l'hydrogène et / ou un mélange hydrogène et vapeur d'eau susceptibles d'effectuer la réduction amenant à la formation du composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

L'atmosphère gazeuse réductrice est préférentiellement obtenue par oxydation partielle par l'oxygène ou par l'air, d'un hydrocarbure et/ou de carbone appelés  
10 carbone sacrificiel.

Par carbone sacrificiel, on entend préférentiellement un carbone destiné à effectuer une réaction chimique, en particulier avec la phase gazeuse qui sert en fait de vecteur  
15 pour la réduction des précurseurs du matériau, ce carbone étant donc destiné à être consommé.

Dans le cadre de la présente invention, la teneur en vapeur d'eau est préférentiellement correspond, bornes comprises, entre 0,1 et 10 molécules d' $\text{H}_2\text{O}$   
20 par atome de carbone de l'hydrocarbure) à une température élevée (préférentiellement comprise entre 400 et 1.200 °C) permettant la formation de monoxyde de carbone ou d'hydrogène ou d'un mélange de monoxyde de carbone et d'hydrogène.

25 Selon un mode avantageux, le carbone sacrificiel est choisi dans le groupe constitué par le graphite naturel ou artificiel, le noir de carbone ou le noir d'acétylène et les cokes (préférentiellement de pétrole), le carbone sacrificiel étant préférentiellement sous forme de particules d'une taille de préférence inférieure à 15 micromètres, plus préférentiellement encore inférieure à 2 micromètres.

30

La quantité de carbone sacrificiel est de préférence inférieure ou sensiblement égale à la quantité requise pour réduire le mélange réactionnel sans laisser de carbone sacrificiel résiduel, cette quantité est de préférence d'un atome de carbone pour se combiner à un atome d'oxygène à des températures supérieures à 750 ° C et elle est  
5 de préférence de un atome pour se combiner à 2 atomes d'oxygène pour des températures inférieures à 750 ° C.

Selon un autre mode avantageux de réalisation, la synthèse est réalisée avec une quantité de carbone sacrificiel qui est (sensiblement) égale, mole pour mole à la  
10 moitié de la quantité d'oxygène nécessaire à enlever du mélange de composés précurseur pour obtenir le matériau  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  par réduction, lorsque la réaction est réalisée au dessous de 710°C et égale, mole pour mole à cette quantité, lorsque la réaction est réalisée en dessous de cette température.

15 **Un deuxième objet** de la présente invention est constitué par un procédé de synthèse d'un matériau comportant un noyau et un enrobage et/ou étant connectées entre elles par un pontage, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$  et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange  
20 de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, et

ledit enrobage étant constitué d'une couche de carbone,

25

ledit pontage étant constitué par du carbone (reliant au moins deux particules entre elles),

30

le dit procédé comportant la mise en équilibre (de préférence intime et/ou homogène) dans les proportions requises d'un mélange comprenant au moins :

- 5
- a) une source de M, une partie au moins du ou desdits métaux de transition qui composent M se trouvant dans un état d'oxydation supérieur à celui du métal dans le composé final  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ ;
  - b) une source d'un élément M';
  - c) un composé source de lithium; et
- 10
- d) éventuellement un composé source de X;

les sources des éléments M, M', Li et X pouvant ou non être introduites, en tout ou en partie, sous forme de composés comportant plus d'un élément source, et

15

la synthèse se faisant par réaction et mise en équilibre du mélange dans les proportions requises des précurseurs a) à d), avec une atmosphère gazeuse réductrice, de manière à amener le ou les métaux de transition au degré de valence voulu,

20

la synthèse se faisant en présence d'une source de carbone appelée carbone conducteur,

25

la synthèse conduisant alors, par une étape de pyrolyse du composé source de carbone, conduite après ou, de préférence, simultanément aux étapes de préparation du mélange préférentiellement intime et/ou homogène) des précurseurs et de réduction du mélange obtenu, audit matériau.

Le carbone présent dans le matériau, sous forme d'enrobage et de pontage, est



intimement adhérent du matériau et confère à ce dernier une conductivité électronique supérieure à celle du matériau constitué des particules correspondantes non enrobées.

- 5 Selon un mode préférentiel, l'ajout de carbone conducteur est effectué postérieurement à la synthèse de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

Selon un autre mode avantageux de réalisation de l'invention, l'ajout de carbone conducteur est réalisé simultanément à la synthèse de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

10

Les paramètres réactionnels sont choisis, en particulier la cinétique de la réduction par la phase gazeuse, de façon à ce que le carbone conducteur ne participe pas d'une manière significative au processus de réduction.

- 15 Selon une autre variante intéressante, les paramètres réactionnels de la synthèse, tels flux et composition de la phase gazeuse, température et temps de contact sont choisis de façon à ce que le carbone conducteur ne participe pas d'une manière significative au processus de réduction, c'est à dire que le processus réduction est le fait de la phase gazeuse, et en particulier de manière à ce que la température
- 20 réactionnelle soit de préférence inférieure à  $900^\circ\text{C}$ , et le temps de réaction inférieure à 5 heures, d'une manière encore plus privilégiée de manière à ce que la température réactionnelle soit en dessous de  $800^\circ\text{C}$  et/ou pour des temps inférieurs à 1 heure.

- 25 Selon une autre variante de la synthèse, la valeur de  $x$  dans  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  est choisie de manière à assurer un contrôle thermodynamique et/ou une cinétique rapide de la réduction, en permettant de sélectionner des atmosphères réductrices gazeuses facilement accessibles par simple mélange de gaz ou par reformage de molécule organiques simples.

- 30 La substance organique source de carbone conducteur est sélectionnée de façon à ce que les particules du matériau obtenu après l'étape de pyrolyse possède sensiblement

la forme et la distribution granulométrique des précurseurs de la réaction de synthèse.

Ainsi, la substance organique source de carbone conducteur est avantageusement  
5 sélectionnée dans le groupe constitué par les polymères et oligomères contenant un squelette carboné, les hydrates de carbone simples ou polymères et les hydrocarbures aromatiques.

La substance organique source de carbone conducteur est choisie de façon à laisser  
10 un dépôt de carbone conducteur en surface (enrobage) des particules solides constitutives du matériau et/ou, entre ces particules solides constitutives des ponts de carbone (pontage), lors de la pyrolyse.

Selon une autre variante, la source de carbone conducteur contient, dans un même  
15 composé ou dans le mélange qui constitue cette source, de l'oxygène et de l'hydrogène liés chimiquement et dont la pyrolyse libère localement de l'oxyde de carbone et / ou du dioxyde de carbone et/ou de l'hydrogène et de la vapeur d'eau contribuant, outre le dépôt de carbone, à créer localement l'atmosphère réductrice requise pour la synthèse du matériau  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

20

Ainsi, la substance organique source de carbone conducteur est au moins un des composés du groupe constitué par le polyéthylène, le polypropylène, le glucose, le fructose, le sucrose, le xylose, le sorbose, l'amidon, la cellulose et ses esters, les polymères blocs d'éthylène et d'oxyde d'éthylène et les polymères de l'alcool  
25 furfurylique.

La source de carbone conducteur est préférentiellement ajoutée au début ou au cours de l'étape de mélange des précurseurs de la réaction a) à d).

30 Selon un mode préférentiel, la teneur en substance source de carbone conducteur, présent dans le milieu réactionnel soumis à réduction, est choisie de façon à ce que

la teneur en carbone conducteur dans le milieu réactionnel soit préférentiellement, bornes comprises, entre 0,1 et 25 %, plus préférentiellement encore pour qu'elle soit, bornes comprises, entre 0,3 et 1,5 % de la masse totale du mélange réactionnel.

5

Avantageusement, dans le procédé selon le premier objet de l'invention, ainsi que dans le procédé selon le second objet de la présente invention, le traitement thermique (qui inclue la réaction de formation de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  et la réduction et la pyrolyse) est réalisé par chauffage depuis la température ordinaire jusqu'à une  
10 température comprise entre 500 et 1.100 °C, en présence d'une atmosphère réductrice telle que précédemment définie. Cette température maximale atteinte est encore plus avantageusement comprise entre 500 et 800 °C.

Selon un autre mode de réalisation avantageux, la température et la durée de la  
15 synthèse sont choisis en fonction de la nature du métal de transition, c'est-à-dire au-dessus d'une température minimum à laquelle l'atmosphère réactive est capable de réduire le ou les éléments de transition à leur état d'oxydation requis dans le composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  et en dessous d'une température ou d'un temps amenant une réduction du ou des éléments de transition à l'état métallique ou une oxydation  
20 du carbone résultant de la pyrolyse de la substance organique.

Selon un autre mode de réalisation avantageux du procédé selon le second objet de la présente invention, le cœur du noyau des particules du noyau synthétisé est pour au moins 95 %, un composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  (préférentiellement le composé  
25 synthétisé est de formule  $\text{LiMPO}_4$ ), le complément pouvant être un oxyde d'un ou des métaux des précurseurs, fonctionnant comme composé d'insertion ou inerte, du carbone, du carbonate ou du phosphate de lithium et le taux de carbone conducteur après pyrolyse est compris entre 0,1 et 10 % en masse par rapport à la masse du composé  $\text{LiMPO}_4$ .

30

Le composé source de carbone conducteur est avantageusement choisi de façon à être facilement dispersable lors du mélange avec les précurseurs. Le mélange intime et ou homogène des précurseurs a) à d) est avantageusement réalisé par agitation et/ou par broyage mécanique et/ou par homogénéisation ultrasonore, en  
5 présence ou non d'un liquide, ou par spay-drying d'une solution d'un ou de plusieurs précurseurs et/ou d'une suspension et/ou d'une émulsion.

Selon un mode particulièrement avantageux de réalisation, les procédés de synthèse de la présente invention, comportent les deux étapes :

10

- i) de broyage intime sec ou dans un solvant des composés sources, y compris du carbone, et séchage, le cas échéant; et
- ii) de traitement thermique sous balayage d'une atmosphère réductrice contrôlée.

15

Les procédés selon l'invention permettent de réaliser la synthèse de matériaux possédant une conductivité, mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression supérieure ou égale à 3000, de préférence de 3750 Kg.cm<sup>-2</sup>, qui est  
20 supérieure à 10<sup>-8</sup> Scm<sup>-1</sup>.

La mesure de la conductivité est effectuée sur des poudres de l'échantillon. Cette poudre (de 100 mg à 1g environ) est mise dans un moule cylindrique creux de 1,3 cm de diamètre, réalisé en poly(oxyméthylène) (Delrin®) et elle est compactée  
25 entre deux pistons d'acier inoxydable à l'aide d'une presse de laboratoire à une force de 5.10<sup>3</sup> Kg ce qui correspond à une pression de 3750 Kg.cm<sup>-2</sup>.

La mesure de conductivité est effectuée en utilisant les pistons (plungers) comme électrodes et par la méthode de l'impédance complexe connue de la personne de la technique considérée. La conductivité est obtenue à partir de la  
30 résistance par la formule  $\rho = \frac{RS}{l}$  où R est la résistance mesurée, et S la surface

(1,33 cm<sup>2</sup> pour 1,3 cm de diamètre), l'épaisseur de l'échantillon et la résistivité est déterminée par la formule  $\rho = \frac{RS}{l}$ .

Un des composés avantageusement préparés par le procédé selon le premier objet  
5 de la présente invention est le composé de formule LiFePO<sub>4</sub>.

Un des matériaux avantageusement obtenu par le procédé de synthèse selon le  
deuxième objet de la présente invention est constitué par des particules  
comportant un noyau, un enrobage et ou un pontage. Le noyau des particules est  
10 essentiellement (de préférence pour au moins 95 %) constitué d'un composé de  
formule LiFePO<sub>4</sub>, le complément étant constitué par d'autres composés, notamment  
d'autres oxydes ayant ou non une activité, ou du phosphate de lithium ou du  
phosphate ferrique et dans lequel, l'enrobage et/ou le pontage des particules du  
matériau par le carbone représente préférentiellement une teneur en carbone  
15 conducteur comprise entre 0,2 et 5 %, préférentiellement comprise entre 0,3 et 3  
% par rapport à la masse totale du matériau obtenu.

Le composé source de fer, en particulier le composé source de fer dans la synthèse  
du composé de formule LiFePO<sub>4</sub>, est choisi au moins partiellement dans le groupe  
20 constitué par les phosphates de fer, les oxy- ou hydroxyphosphates de fer, les  
oxydes de fer les oxy- ou hydroxyphosphates de fer et les oxydes de fer et de  
lithium, dans lesquels au moins une partie du fer est à l'état d'oxydation III, ainsi  
que les mélanges de ces derniers.

25 Le composé source de lithium est avantageusement, le phosphate de lithium, le  
dihydrogénophosphate de lithium, le carbonate de lithium, l'acétate de lithium, ou  
l'hydroxyde de lithium, ainsi que les mélanges de ces derniers.

Le composé source de phosphore est avantageusement un phosphate d'ammonium,  
30 de l'acide ortho-, méta- ou pyro-phosphorique, ou du pentoxyde de phosphore.

Le procédé de synthèse selon l'invention peut être réalisée dans le réacteur servant ou ayant servi pour la préparation du mélange des précurseurs ou dans un réacteur différent (de préférence dans un reformer).

5

Un troisième objet de la présente invention est constitué par des particules d'un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$ , et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit composé ayant une conductivité, mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression de  $7350 \text{ Kg.cm}^{-2}$ , qui est supérieure à  $10^{-8} \text{ S.cm}^{-1}$ , les particules ayant une taille comprise entre 0,05 micromètres et 15 micromètre, de préférence entre 0,1 et 10 micromètres.

15

Un quatrième objet de la présente invention est constitué par un matériau susceptible d'être obtenu par un procédé selon le deuxième objet de la présente invention, comportant un noyau et un enrobage et/ou un pontage, ledit matériau présentant une teneur totale en carbone supérieure à 0,1 %, de préférence comprise entre 0,1 et 0,2 % de la masse totale du matériau.

20

Selon un mode avantageux de réalisation de ce quatrième objet, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 < y \leq 0,6$ , et  $1 < n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit matériau ayant une conductivité mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression de  $3750 \text{ Kg.cm}^{-2}$  qui est supérieure à  $10^{-8} \text{ Scm}^{-1}$ .

30

- Un cinquième objet de la présente invention est constitué par un matériau comportant un noyau et un enrobage et ou un pontage, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$ , et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit matériaux ayant une conductivité, mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression comprise entre de 3750, qui est supérieure à  $10^{-8} \text{ S.cm}^{-1}$ . Les matériaux ainsi obtenus possèdent, selon la méthode de mesure ci-après explicitée, une bonne conductivité qui dans certains cas est supérieure à  $10^{-8} \text{ Scm}^{-1}$  sur un échantillon de poudre compactée et une de carbone supérieure à 0,1 %, de préférence comprise entre 0,1 et 0,2 % de la masse totale du matériau.
- Les utilisations de ces matériaux sont très importantes dans le domaine de l'électrochimie, comme matériau d'électrode, utilisés seuls ou en mélange avec d'autres matériaux électroactifs, en particulier dans les cellules servant de générateur primaire ou secondaire, associés éventuellement en pile ou accumulateurs ; dans les super capacités, systèmes capables de stocker de l'énergie électrique avec des puissances importantes ( $\geq 800 \text{ Wl}^{-1}$ ), dans les systèmes de modulation de la lumière comme les électrochromes et les miroirs anti-éblouissement pour les automobiles. Dans les systèmes de séparation ou de purification des métaux, en particulier du lithium, depurification de l'eau, dans les réactions d'oxydation ou de réduction en synthèse organiques; dans le cas de réaction d'oxydation, il peut être nécessaire de delithier, chimiquement ou électrochimiquement le matériau pour augmenter son pouvoir oxydant.

- Un sixième objet de la présente invention est constitué par les cellules électrochimiques comprenant au moins deux électrodes et au moins un électrolyte, ces cellules étant caractérisées en ce qu'au moins une de leurs électrodes comprend au moins un composé selon le troisième objet de l'invention.

Un septième objet de la présente invention est constitué par des cellules électrochimiques comprenant au moins deux électrodes et au moins un électrolyte, ces cellules étant caractérisées en ce qu'au moins une de leurs électrodes comprend  
 5 au moins un matériau selon le quatrième objet de l'invention.

Ces cellules sont préférentiellement conçues de façon que l'électrolyte est un polymère, solvantant ou non, optionnellement plastifié ou gélifié par un liquide polaire contenant en solution un ou plusieurs sels métalliques, à titre d'exemple .

10

De façon avantageuse, l'électrolyte est un liquide polaire immobilisé dans un séparateur microporeux et contenant en solution un ou plusieurs sels métalliques, à titre d'exemple au moins un des sels métalliques est un sel de lithium.

15 Préférentiellement, au moins une des électrodes négatives est constituée par du lithium métallique, un alliage de lithium, notamment avec l'aluminium, l'antimoine, le zinc, l'étain, éventuellement en mélange nanomoléculaire avec de l'oxyde de lithium, ou un composé d'insertion du carbone, notamment du graphite, un nitrure double de lithium et de fer, de cobalt ou de manganèse, un titanate de  
 20 lithium de formule  $\text{Li}_x\text{Ti}_{(5+3y)/4}\text{O}_4$ , avec  $1 \leq x \leq (11-3y)/4$  (ou) avec  $0 \leq y \leq 1$ .

Selon un autre mode de réalisation des cellules selon l'invention, au moins une des électrodes positives contient un des produits susceptibles d'être obtenu par un procédé selon l'invention, utilisé seul ou en mélange avec un oxyde double de  
 25 cobalt et le lithium, ou un avec un oxyde complexe de formule  $\text{Li}_x\text{Ni}_{1-y-z-q-r}\text{Co}_y\text{Mg}_z\text{Al}_r\text{O}_2$  avec  $0,1 \leq x \leq 1$ ,  $0 \leq y, z$  et  $r \leq 0,3$  ou avec un oxyde complexe de formule  $\text{Li}_x\text{Mn}_{1-y-z-q-r}\text{Co}_y\text{Mg}_z\text{Al}_r\text{O}_2-q\text{F}_q$  avec  $0,05 \leq x \leq 1$  et  $0 \leq y, z, r, q \leq 0,3$ .

30 Le polymère utilisé pour lier les électrodes ou comme électrolytes est un avantageusement un polyéther, un polyester, un polymère basé sur les unités



méthacrylate de méthyle, un polymère à base d'acrylonitrile, et/ou de fluorure de vinylidène,, ou un mélange de ces derniers.

De façon préférentielle, la cellule comporte un solvant qui est de préférence un  
5 solvant non protogénique qui comprend du carbonate d'éthylène ou de propylène,  
un carbonate d'un alkyle ayant de 1 à 4 atomes de carbone, de la  $\gamma$ -butyrolactone,  
une tétraalkylsufamide, un  $\alpha$ - $\omega$  dialkyléther d'un mono-, di-, tri-, tetra- or oligo-  
éthylène glycol de poids moléculaire inférieur ou égal à 5000, ainsi que les  
mélange des solvants susnommés.

10

Les cellules selon l'invention fonctionnent préférentiellement comme générateur  
primaire ou secondaire, comme super-capacité ou comme système de modulation  
de la lumière.

15 Selon un autre mode préférentiel, les cellules électrochimiques selon la présente  
invention fonctionnent comme super capacité, caractérisé en ce que le matériau de  
l'électrode positive est un matériau selon le troisième, quatrième ou le cinquième  
objet de la présente invention, et l'électrode négative un carbone de surface  
spécifique supérieure à  $50 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$  sous forme de poudre, de fibre ou de composite  
20 mésoporeux de type composite carbone-carbone.

Selon un autre mode de réalisation, les cellules électrochimiques fonctionnent  
comme système de modulation de la lumière et en ce que la contre-électrode  
optiquement inactive est un matériau selon le troisième, quatrième et cinquième  
25 objet de la présente invention épandu en couche mince sur un support transparent  
conducteur, de type verre ou polymère recouvert d'un oxyde d'étain dopé ( $\text{SnO}_2:\text{Sb}$   
ou  $\text{SnO}_2:\text{F}$ ) ou d'un oxyde d'indium dopé ( $\text{In}_2\text{O}_3:\text{Sn}$ ).

30

### Modes préférentiels

L'invention proposée porte sur une nouvelle voie de synthèse simplifiée des composés  $\text{Li}_x\text{MXO}_4$  à structure olivine obtenus par réduction d'un mélange dans lequel au moins une partie du métal de transition M se trouve dans un état d'oxydation supérieur à celui du composé final  $\text{LiMPO}_4$ . Un autre avantage surprenant de la présente invention est d'être également compatible avec la synthèse décrite dans CA-A-2.270.771, qui conduit à des performances optimisées. Dans ce cas, le composé organique, source de carbone, est ajouté au mélange des réactifs de départ contenant au moins une partie du métal de transition dans un état d'oxydation supérieur à celui du composé lithium  $\text{LiMPO}_4$  et la synthèse simplifiée conduit directement au matériau recouvert de carbone. La simplification porte notamment sur la réduction du nombre des étapes et surtout du nombre des étapes où il faut contrôler l'atmosphère. On peut se référer pour cela à l'ouvrage "Modern Batteries", de C.A. Vincent, & B. Scrosati, Arnold publishers, London, Sydney, Auckland, (1997).

Les améliorations portent également sur la reproductibilité de la synthèse, sur le contrôle de la taille et de la distribution des particules, ainsi que sur la réduction du nombre et du coût des réactifs de départ et bien entendu du matériau final. Cette synthèse, lorsque combinée à l'enseignement de CA-A-2.270.771, permet également de contrôler la teneur en carbone du matériau final.

Nous rapportons ici, pour la première fois la synthèse d'un composé  $\text{Li}_x\text{MXO}_4$  de type olivine, en l'occurrence  $\text{LiFePO}_4$ , réalisée par réduction d'un sel de fer III. Les sels de départ n'étant plus sensibles à l'oxydation, le processus de synthèse s'en trouve très simplifié. De plus l'utilisation possible de  $\text{Fe}_2\text{O}_3$  comme source de fer réduit considérablement le coût de synthèse de  $\text{LiFePO}_4$ . Ce matériau aurait alors la préférence face à d'autres matériaux de cathode pour batterie au lithium, tels que les oxydes de cobalt ou de nickel dans le cas des accumulateurs de type

lithium-ion, ou les oxydes de vanadium  $V_2O_5$  ou analogues moins inoffensifs pour l'environnement.

LiFePO<sub>4</sub> peut être préparé à partir d'un sel de fer III, stable à l'air, par exemple  
5 FePO<sub>4</sub>·2H<sub>2</sub>O ou Fe<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ou de toute autre source de fer III. La source de lithium  
étant par exemple Li<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> dans le premier cas, ou LiOH. LiH<sub>2</sub>PO<sub>4</sub> ou Li<sub>3</sub>PO<sub>4</sub> étant  
utilisé comme source conjointe de lithium et de phosphore dans le second cas.  
Les mélanges stœchiométriques ainsi que le précurseur de carbone sont traités à  
10 700°C pendant 4 heures sous balayage d'un excès d'atmosphère réductrice de  
façon à réduire l'état d'oxydation du fer. Le choix de l'atmosphère et de la  
température de synthèse sont très importants afin de pouvoir réduire le fer III en  
fer II sans que l'atmosphère gazeuse ou le carbone présent ne puissent réduire le  
fer à l'état métallique. Cette dernière sera préférentiellement, mais de façon non-  
limitative, constituée par exemple d'hydrogène, d'ammoniac, d'un mélange  
15 gazeux capable de fournir de l'hydrogène dans les conditions de la synthèse,  
l'hydrogène pouvant être utilisé pur ou dilué dans un gaz inerte sec ou hydraté,  
d'oxyde de carbone, éventuellement mélangé avec de dioxyde de carbone et d'un  
gaz neutre sec ou hydraté. La température maximale du traitement thermique est  
choisie de telle sorte que le carbone présent soit thermodynamiquement stable vis-  
20 à-vis du fer II et de préférence vis-à-vis de la phase gazeuse. Dans le cas du fer,  
la zone de température limite se situe entre 500 et 800°C, de préférence vers  
700°C. Au-delà de ces températures, le carbone devient suffisamment réducteur  
pour réduire le fer II en fer métallique. Dans le cas des autres métaux de  
transition, toute personne du métier pourra utiliser les courbes d'Ellingham pour  
25 adapter la température et la nature de l'atmosphère gazeuse de façon à obtenir un  
résultat équivalent.

Un aspect inattendu et surprenant de l'invention, qui en fait son avantage, est la  
relative inertie chimique du carbone déposé à la surface du matériau par rapport  
30 aux réactions permettant de réduire le degré d'oxydation du métal de transition, en  
particulier, du fer. Du point de vue thermodynamique, le carbone formé par

décomposition de la substance organique pyrolysée a un pouvoir suffisamment réducteur pour s'oxyder en  $\text{CO}_2$  ou  $\text{CO}$  et réduire, même sous atmosphère inerte, le Fer III en Fer II, ce qui aurait rendu le contrôle de la teneur du produit final en carbone difficile. Les inventeurs ont remarqué que la réaction de réduction était  
5 en quasi-totalité due à l'action de l'atmosphère gazeuse réductrice, dont la cinétique est plus rapide que celle due à l'action du carbone déposé en surface, malgré le contact intime entre les deux phases solides (carbone et matériau rédox). En employant une atmosphère réductrice, préférentiellement à base d'hydrogène, d'ammoniac ou d'oxyde de carbone, la réduction du fer par le carbone solide n'est  
10 pas favorisée cinétiquement, et le Fer III est réduit en Fer II principalement par réaction avec l'atmosphère réductrice. La teneur en carbone dans le produit final correspond donc pratiquement au rendement de décomposition de la substance organique, ce qui permet de contrôler ladite teneur.

15 Les exemples suivants sont donnés afin de mieux illustrer la présente invention, mais ils ne sauraient être interpréter comme constituant une limitation de la portée de la présente invention.

### EXEMPLES

20

**Exemple 1 - Synthèse de  $\text{LiFePO}_4$  à partir du phosphate de fer sous atmosphère réductrice.**

$\text{LiFePO}_4$  a été préparé par réaction de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$  en présence  
25 d'hydrogène. Dans une première étape, les quantités stœchiométriques des deux composés sont broyées ensemble dans l'isopropanol, puis chauffées progressivement (6 °C par minute jusqu'à 700°C) dans un four tubulaire sous balayage de gaz réducteur (8% d'hydrogène dans de l'argon). Cette température est maintenue pendant une heure. L'échantillon est refroidi en 40 minutes soit  
30 avec une vitesse de refroidissement d'environ 15 °C par minutes.

Durant tout le traitement thermique et également y compris lors de la descente en température, le flux de gaz réducteur est maintenu. La durée totale du traitement thermique est d'environ 3 heures et demie.

- 5 La structure de l'échantillon a été vérifiée par diffraction RX et les raies correspondent à celles de la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  pure.

**Exemple 1' - Préparation de  $\text{LiFePO}_4$  enrobé de carbone synthétisé à partir de l'échantillon préparé à l'exemple 1**

10

La triphylite obtenue à l'exemple 1 est imprégnée d'une solution d'acétate de cellulose (teneur de 39,7 % en poids d'acetyl, poids moléculaire moyen  $M_w$  de 50.000) dans l'acétone. La quantité d'acétate de cellulose ajoutée représente 5% du poids de triphylite traitée. L'utilisation d'un précurseur de carbone en solution permet une parfaite répartition sur les particules de triphylite. Après séchage, le mélange est placé dans le four décrit précédemment, sous balayage d'une atmosphère d'argon. La température est augmentée de 6°C par minute jusqu'à 700 °C. Cette dernière température est maintenue une heure. L'échantillon est alors refroidi progressivement, toujours sous balayage d'argon. Cet échantillon

15

20 contient 1% en poids de carbone, ce qui correspond à un rendement de carbonisation de l'acétate de cellulose de 20%.

Le matériau présente une conductivité électronique de surface. Cette dernière a été mesurée sur une pastille de poudre compactée. Une force de 5 tonnes est appliquée lors de la mesure sur un échantillon de 1,3 cm de diamètre. Dans ces conditions, la

25 conductivité électronique mesurée est de  $5 \cdot 10^{-5} \text{ S.cm}^{-1}$ .

**Exemple 1'' - Comparaison du comportement électrochimique des matériaux préparés aux exemples 1 et 1' en cellules électrochimiques.**

- 30 Les matériaux préparés à l'exemple 1 et 1' ont été testés dans des piles boutons du type CR 2032 en batteries lithium polymère à 80°C. Les cathodes ont été

- préparées en mélangeant ensemble la poudre du matériau actif avec du noir de carbone (Ketjenblack®) pour assurer l'échange électronique avec le collecteur de courant et du poly(oxyde d'éthylène) de masse 400.000 utilisé comme agent liant d'une part et conducteur ionique d'autre part. Les proportions en poids sont
- 5 51:7:42. De l'acétonitrile est ajouté au mélange pour dissoudre le poly(oxyde d'éthylène) en quantité suffisante pour former une suspension homogène. Cette suspension obtenue est ensuite coulée sur un disque d'acier inoxydable de 1,cm<sup>2</sup>. La cathode ainsi préparée est séchée sous vide, puis transférée en boîte à gants sous atmosphère d'hélium (< 1ppm H<sub>2</sub>O, O<sub>2</sub>). Une feuille de lithium (27 µm)
- 10 laminée sur un substrat de nickel a été utilisée comme anode. L'électrolyte polymère était composé de poly(oxyde d'éthylène) de masse 5.000.000 et de sel de lithium de la bistrifluorisulfoninimide Li[(CF<sub>3</sub>SO<sub>2</sub>)<sub>2</sub>N] (ci-après LiTFSI) dans les proportions oxygène des unités oxyéthylène / ions lithium de 20:1.
- 15 Les expériences électrochimiques ont été menées à 80°C, température à laquelle la conductivité ionique de l'électrolyte est suffisante ( $2 \times 10^{-3} \text{ Scm}^{-1}$ ).

- La Figure 1 montre le premier cycle obtenu par voltamétrie lente, une technique bien connue de l'homme de l'art (20 mV.h<sup>-1</sup>) contrôlée par un cycleur de batterie
- 20 de type Macpile® (Biologic™, Claix, France) des échantillons préparés à l'exemple 1 et 1'.

- Le composé non carboné de l'exemple 1 présente les pics d'oxydo-réduction caractéristiques de LiFePO<sub>4</sub>. La capacité échangée lors du processus de réduction
- 25 représente 74 % de la valeur théorique. Les cinétiques de réaction sont lentes et la décharge s'étend jusqu'à 3 Volts. Ces limitations de capacités et de cinétiques de réactions sont couramment observées pour des échantillons de LiFePO<sub>4</sub> non carbonés. Le composé carboné de l'exemple 1' montre des pics d'oxydo-réduction bien définis et des cinétiques de réaction beaucoup plus rapides que ceux du
- 30 matériau issu de la synthèse décrite dans l'exemple 1. La capacité atteinte en

décharge est de 87 % de la valeur théorique ce qui représente une amélioration de la capacité du générateur électrochimique de 17% par rapport à celle de l'échantillon non carboné de l'exemple 1.

**5 Exemple 2: Synthèse de  $\text{LiFePO}_4$  carboné à partir du phosphate de fer sous atmosphère réductrice.**

$\text{LiFePO}_4$  carboné a été préparé par réaction réductrice de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$  en présence d'hydrogène. Dans une première étape, les quantités stoechiométriques des deux composés ainsi que la source de carbone (acétate de cellulose, teneur de 39,7 % en poids d'acétyle, poids moléculaire moyen  $M_w$  de 50.000), en faible proportion (5% en poids par rapport au poids de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$ , soit 4.2% par rapport au poids du mélange  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$ ) sont broyées ensemble dans l'isopropanol. Le solvant est évaporé et le mélange soumis au traitement thermique décrit dans les exemples 1 et 1'. Durant tout le traitement thermique et également lors de la descente en température, l'atmosphère réductrice est imposée par un balayage d'un mélange de 8% d'hydrogène dans de l'argon.

La structure de l'échantillon a été vérifiée par diffraction RX et les raies correspondent à celles de la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  pure.

20 L'échantillon préparé est composé de très fines particules de l'ordre du micron (Figure 2). Ces particules sont recouvertes d'une fine couche de carbone dont le poids représente 1,2% du poids total de l'échantillon, mesuré par gravimétrie après dissolution du noyau de  $\text{LiFePO}_4$  dans l'acide chlorhydrique 2M.

25 Le matériau présente une conductivité électronique de surface. Cette dernière a été mesurée suivant la procédure décrite dans l'exemple 1'. Dans ces conditions, la conductivité électronique mesurée est de  $2 \cdot 10^{-3} \text{ S.cm}^{-1}$ .

30 Compte tenu de la quantité résiduelle de carbone dans l'échantillon, le rendement de carbonisation de l'acétate de cellulose lors de cette synthèse est de 20%. Il est

important de noter que ce rendement est identique à celui obtenu dans l'exemple 1 où la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  est déjà formée et ne nécessite aucune étape de réduction.

Il est donc évident que le carbone issu de la décomposition de l'acétate de cellulose n'est pas consommé et n'intervient pas dans la réaction de réduction du fer III en fer II. Cette réduction se fait donc par l'intermédiaire de la phase gazeuse.

**Exemple 2' Comparaison du comportement électrochimique de la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  carbonée préparée à l'exemple 1 avec celui d'un échantillon de triphylite carboné synthétisé par une autre voie.**

Le matériau préparé à l'exemple 2 a été testé dans des piles boutons du type CR 2032 décrites dans l'exemple 1". Pour comparaison, nous reportons également quelques résultats obtenus pour le meilleur échantillon carboné synthétisé à partir de fer II (vivianite  $\text{Fe}_3(\text{PO}_4)_2 \cdot 8\text{H}_2\text{O}$ ) et dont la synthèse a été décrite antérieurement dans CA-A-2.270.771.

La Figure 3 présente le 5ème cycle obtenu par voltammétrie lente ( $20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) contrôlée par un cycleur de batterie de type Macpile® avec l'échantillon issu de la synthèse classique (traits pointillés) d'une part et avec celui obtenu exemple 2 (traits pleins) d'autre part. Les deux synthèses conduisent à des échantillons ayant le même comportement électrochimique sur le plan des potentiels d'oxydoréduction et des cinétiques électrochimiques.

Les profils de charge et de décharge de batteries assemblées avec l'échantillon issu de la synthèse décrite dans l'exemple 2 sont présentés figure 4 pour deux régimes. Ces résultats sont obtenus en mode galvanostatique entre 2,8 et 3,8 Volts pour deux vitesses de charge et décharge C/8 et C/2 (le courant imposé (exprimé en mA) lors de la charge ou de la décharge correspond à 1/8 (respectivement 1/2) de la capacité théorique de la batterie exprimées en mAh). Nous avons reporté le 20 ème cycle et



dans les deux cas le plateau de décharge est plat et les capacités mises en jeu correspondent à 95 % de la capacité théorique.

L'évolution des capacités échangées lors de la décharge est représentée figure 5.

Dans les deux cas, la capacité initiale est d'environ 80 % de la capacité théorique  
5 mais, après une dizaine de cycles, elle est supérieure à 95 % c'est-à-dire à 160  
mAh.g<sup>-1</sup>, et reste stable sur la durée de l'expérience. Ces résultats sont comparables  
à ceux obtenus avec la synthèse classique (réaction du phosphate de fer divalent  
(vivianite) avec le phosphate de lithium).

### 10 Exemple 3 : Contrôle de la quantité de carbone

Des échantillons de triphylite avec différentes teneurs en carbone ont été préparés  
par réaction de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$  en présence d'un mélange  $\text{CO}/\text{CO}_2$  1/1 en  
volume. Cette atmosphère a été choisie pour son pouvoir réducteur vis à vis du fer  
15 III, tout en maintenant une stabilité du fer II en particulier en fin du cycle de  
montée en température de synthèse à 700 °C. Dans une première étape, les  
quantités stoechiométriques des deux composés ainsi que l'acétate de cellulose  
sont broyées ensemble dans l'isopropanol. Les quantités d'acétate de cellulose  
ajoutées représentent 2,4 et 5 % respectivement du poids du mélange. Après  
20 séchage ces mélanges sont chauffés progressivement (6 °C par minute jusqu'à  
700°C) dans un four tubulaire sous balayage du gaz réducteur ( $\text{CO}/\text{CO}_2$  : 1/1).  
Cette température est maintenue pendant une heure. L'échantillon est refroidi en  
40 minutes soit avec une vitesse de refroidissement d'environ 15 °C par minute.  
Durant tout le traitement thermique et également y compris lors de la descente en  
25 température, le flux de gaz réducteur est maintenu. La durée totale du traitement  
thermique est d'environ 3 heures et demie.

La structure des échantillons a été vérifiée par diffraction RX et les raies  
correspondent dans tous les cas à celles de la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  pure.

Les teneurs de carbone ont été déterminées par analyse élémentaire. Les résultats ainsi que les conductivités électroniques des échantillons sont reportées dans le tableau 1 suivant.

% acétate cellulose	Teneur en C	Rendement (C)	conductivité
2	0,62	0,22	$2.10^{-6} \text{ S.cm}^{-1}$
4	1,13	0,2	$1.10^{-3} \text{ S.cm}^{-1}$
5	1,35	0,19	$4.10^{-2} \text{ S.cm}^{-1}$

Tableau 1

Dans les trois cas le rendement de carbonisation (rendement (C) du tableau 1 de l'acétate de cellulose est proche de 20%.

La quantité de carbone résiduel influe de façon importante sur la conductivité électronique. Comme on peut le noter, les quantités de carbone conducteur sont proportionnelles à la quantité de précurseur ajouté (acétate de cellulose). Ceci démontre d'une manière formelle que le carbone conducteur ne participe pas à la réduction du Fer (III) en présence d'atmosphère gazeuse réductrice, cette dernière réduisant le composé du fer avec une cinétique plus rapide.

### Exemple 3' - Comparaison du comportement électrochimique des échantillons de triphylite carbonée préparée à l'exemple 3.

Les matériaux préparés à l'exemple 3 ont été testés dans des piles boutons du type CR 2032 décrites dans l'exemple 1".

La Figure 6 présente le 5ème cycle obtenu par voltammétrie lente ( $20 \text{ mV.h}^{-1}$ )

contrôlée par un cycleur de batterie de type Macpile® avec :

- l'échantillon contenant 0,62% en carbone (traits pleins);

- 33 -

- l'échantillon contenant 1,13% en carbone (traits pointillés); et
- l'échantillon contenant 1,35% de carbone (traits gras).

Les principales caractéristiques du comportement électrochimique de ces  
5 échantillons sont résumées dans le tableau 2 suivant :

% carbone	0.62	1.13	1.35
Capacité (mAh.g <sup>-1</sup> )	150	160	163
% capacité théorique	88	94	96
I pic (mA)	52	60	73

Tableau 2

La quantité de carbone résiduelle influe de façon significative sur la capacité des  
10 échantillons. De plus, l'augmentation du courant de pic avec le taux de carbone traduit une amélioration des cinétiques de réactions. Cette dernière reflète l'augmentation de la conductivité électronique avec le taux de carbone explicité à l'exemple 3.

La voie de synthèse décrite dans l'exemple 3 permet de contrôler de façon fiable et  
15 reproductible le taux de carbone dans le matériau final. Ce qui est primordiale compte tenu de l'influence du taux de carbone sur les propriétés électrochimiques.

#### Exemple 4 - Contre- exemple de réduction par le carbone

20 LiFePO<sub>4</sub> a été préparé par réaction de FePO<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O et Li<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> en présence de carbone, sous atmosphère inerte suivant la procédure décrite dans la demande PCT portant le numéro WO 01/53198.

Le produit stable de l'oxydation du carbone est CO<sub>2</sub> au dessous de 710°C et CO  
25 au dessus. De plus, au dessus de 400 °C, CO<sub>2</sub> réagit sur l'excès de carbone pour former CO. Cette dernière réaction est équilibrée et le ratio CO/CO<sub>2</sub> dépend de la

température. Il est donc délicat de déterminer la quantité de carbone à ajouter au mélange  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$ . Si seul  $\text{CO}_2$  est produit, 1/4 de mole de carbone suffit pour réduire une mole de fer III en fer II, et si seul CO est produit, 1/2 mole de carbone est nécessaire pour la même réaction.

5

Cette synthèse a été réalisée pour deux compositions de mélange différentes :

Premier mélange (mélange 4A), identique à celui du brevet WO 01/53198

1 mole de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$

1/2 mole de  $\text{Li}_2\text{CO}_3$ .

10

1 mole de C

Dans le cas où seul CO serait produit lors de la réduction du fer III cette stœchiométrie correspondrait à un excès de carbone de 100%.

Deuxième mélange (mélange 4B)

1 mole de  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$

15

1/2 mole de  $\text{Li}_2\text{CO}_3$

1/2 mole de C

Mélange stœchiométrique si seul CO est produit lors de la réduction du fer . . .

La procédure de synthèse suivie est celle proposée dans WO 01/53198 : les mélanges ont été broyés dans l'isopropanol puis séchés. La poudre est alors  
20 pressée sous forme de pastille. Ces dernières sont placées dans un four tubulaire sous balayage d'argon. La température du four est amenée progressivement à 750 °C avec une vitesse de chauffe de 2°C par minute. L'échantillon est maintenu à 750°C pendant 8 heures selon WO 01/53198 avant d'être refroidi à 2°C par  
25 minute jusqu'à température ambiante. Durant toute la durée du traitement thermique, l'enceinte du four est balayée par un courant d'argon. La durée totale de ce traitement thermique est de 20 heures. Les pastilles sont ensuite pulvérisées. Les analyses élémentaires montrant que les deux échantillons contiennent du carbone sont rapportées dans le tableau 3 suivant :

	Carbone initial (Mol)	Carbone final % échantillon	Carbone Résiduel (Mol)	Carbone consommé Mo 1
Echantillon A	1	5,87	0,82	0,18
Echantillon B	0,5	1,7	0,23	0,27

Tableau 3

La synthèse B montre que seulement environ 1/4 de mole de carbone, par transformation en CO<sub>2</sub> a été consommée pour réduire une mole de fer III en fer II, bien que la température finale soit supérieure à 710 °C. Ce qui confirme la difficulté de contrôler la stœchiométrie par ce mode de réduction.

Lors de la synthèse de l'échantillon A réalisée selon l'enseignement de WO 01/53198 la quantité de carbone consommée est insuffisante pour que la réaction de réduction du fer III en fer II ait été complète. En augmentant la quantité de carbone, on diminue la probabilité d'avoir les points de contact triples entre phosphate de fer, carbonate de lithium et carbone nécessaire à la formation de LiFePO<sub>4</sub>.

Lors de cette synthèse, le rendement maximum de formation de LiFePO<sub>4</sub> est de 80 %. En tenant compte du carbone résiduel présent, la pureté de l'échantillon A est d'environ 75%. Cette considération corrobore l'activité électrochimique médiocre de 70% obtenue selon l'enseignement de WO 01/53198.

#### Exemple 4' - Comportement électrochimique de l'échantillon B synthétisé dans l'exemple 4

Le matériau 4B préparé à l'exemple 4 a été testé dans des piles boutons du type CR 2032 décrites dans l'exemple 1". La figure 7 présente le premier (traits pointillés) et le 10<sup>ème</sup> (traits pleins) cycles obtenus par voltamétrie lente (20 mV.h<sup>-1</sup>) contrôlée par un cycleur de batterie de type Macpile®. La Figure 8 illustre l'évolution de la capacité de la batterie avec le cyclage.

Ces deux figures montrent une détérioration rapide du comportement électrochimique de l'échantillon. Les cinétiques sont plus lentes dès le 10<sup>ème</sup> cycle. De plus après 10 cycles, la batterie a perdu 23% de sa capacité initiale. Ce

comportement est généralement observé pour des échantillons de  $\text{LiFePO}_4$  non recouvert de carbone. Le carbone résiduel, dispersé dans le matériau, n'a pas le même effet bénéfique que le carbone enrobant les grains de  $\text{LiFePO}_4$  et provenant de la décomposition d'une substance organique.

5

**Exemple 5 : Réduction par les substances produites lors de la décomposition d'une substance organique.**

Réduction par l'acétate de cellulose (39,7% en poids de groupements acétyle)

10

Dans une première étape, les quantités stœchiométriques des deux composés  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  et  $\text{Li}_2\text{CO}_3$  ainsi que l'acétate de cellulose sont broyées ensemble dans l'acétone. La quantité d'acétate de cellulose ajoutée représente 5 % du poids du mélange initial.

15

Par exemple :

$\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$  : 186.85 g

$\text{Li}_2\text{CO}_3$  : 36.94 g

Acétate de cellulose 11.19 g

20

Après séchage, le mélange est placé dans un four tubulaire sous balayage d'argon UHP (ultra High Purity) ; ce gaz circule de plus à travers un piège à oxygène dont la teneur résiduelle est  $< 1\text{vpm}$ ). Le four est chauffé progressivement à  $6^\circ\text{C}$  par minutes jusqu'à  $200^\circ\text{C}$ . Cette température est maintenue 20 minutes pour déshydrater le phosphate de fer. La température est augmentée avec la même vitesse de chauffe jusqu'à  $400^\circ\text{C}$ . Cette température est maintenue 20 minutes pour décomposer l'acétate de cellulose et le carbonate de lithium. Après une troisième rampe à  $6^\circ\text{C}$  par minutes jusqu'à  $700^\circ\text{C}$ , où l'échantillon est maintenu une heure pour obtenir une meilleure cristallinité, l'échantillon est refroidi progressivement. Durant tout le traitement thermique et également y compris lors de la descente en température, le flux de gaz inerte est maintenu.

25

30

La structure des échantillons a été vérifiée par diffraction RX et les raies correspondent dans tous les cas à celles de la triphylite  $\text{LiFePO}_4$  pure.

L'analyse élémentaire montre que l'échantillon contient 0.74% de carbone (0.098 mole de carbone par mole de  $\text{LiFePO}_4$ ).

La conductivité électronique mesurée comme décrit dans l'exemple 1' est  $5 \cdot 10^{-4} \text{ S.cm}^{-1}$ .

10 Le rendement de carbonisation de l'acétate de cellulose donné dans la littérature est de 24%. A partir des 11.19 g d'acétate de cellulose on doit obtenir 2.68g soit 0.22 mole de carbone. En fin de réaction il reste 0.098 mole de carbone. La quantité de carbone consommée n'est pas suffisante pour expliquer la réduction du fer III en fer II par le carbone.

15

Pour expliquer la réduction du fer III en fer II il faut considérer l'intervention d'une phase gazeuse locale réductrice provenant de la décomposition de l'acétate de cellulose.

L'acétate de cellulose peut s'écrire  $\text{C}_6\text{H}_{10-x}\text{O}_5(\text{CH}_3\text{CO})_x$  ; avec 39.7 % en poids de groupements acétyle, le calcul donne  $x = 2.44$ , la formule de ce produit est donc

20  $\text{C}_6\text{H}_{7.56}\text{O}_5(\text{CH}_3\text{CO})_{2.44}$  avec une masse molaire moyenne de 265.  
L'acétate de cellulose étant un hydrate de carbone donc son pouvoir réducteur peut se calculer en ne tenant compte que du nombre d'atomes de carbone total soit 10.88 dans le produit utilisé. Avec un pouvoir réducteur de 4 électrons par mole de

25

Initialement le mélange contient  $4.2 \cdot 10^{-2}$  Mole d'acétate de cellulose soit 0.459 Mol de carbone. Le produit final contient  $9.8 \cdot 10^{-2}$  Mole de carbone. 0.36 Mole de carbone ont été consommées, ce qui est suffisant pour expliquer la synthèse de  $\text{LiFePO}_4$  dans ces conditions.

30

**Exemple 5' : comportement électrochimique de l'échantillon de triphylite carbonée préparé à l'exemple 5.**

Le matériau préparé à l'exemple 5 a été testé dans des piles boutons du type CR 2032 décrites dans l'exemple 1".

- 5 La figure 9 présente le cycle 1 et 10 obtenu par voltammétrie lente ( $20 \text{ mV.h}^{-1}$ ) contrôlée par un cycleur de batterie de type Macpile®. Les deux cycles sont superposés, ce qui indique une bonne cyclabilité. La capacité initiale de cet échantillon est 92 % de la capacité théorique. Cette capacité se maintient au cyclage. Bien qu'elle conduise à des échantillons de  $\text{LiFePO}_4$  performants, la synthèse
- 10 enseignée dans l'exemple 5 et relativement contraignante malgré sa simplicité au niveau du laboratoire. En effet, seul l'acétate de cellulose et, en fin de synthèse, le carbone résiduel peuvent tamponner l'atmosphère. Il est donc primordial de travailler avec des gaz neutres purifiés de toute trace d'eau et d'oxygène, ce qui est difficile à pratiquer au niveau industriel. Une variation de la pureté des gaz ou un
- 15 manque d'étanchéité du four se traduira par l'obtention d'un produit oxydé.

**Exemple : 6 Préparation d'un phosphosulfate de fer de structure Nasicon :**

- Dans un flacon en polypropylène de 500 ml sont ajoutés 9,4 g de phosphate de fer trivalent  $\text{FePO}_4 \cdot 2\text{H}_2\text{O}$ , 7 g de sulfate de fer trivalent 4,4 g d'oxalate complexe
- 20 d'ammonium et de titane  $(\text{NH}_4)_2\text{TiO}(\text{C}_2\text{O}_4)_2$ , 6,2g de sulfate d'ammonium et 8,9 g d'acétate de lithium, 1,7 g de sucrose et 250ml de méthyléthylcétone. Le mélange est mis à broyer sur des rouleaux en caoutchouc en présence de cylindres d'alumine ( $\Phi = 10 \text{ mm}$ ,  $H = 10\text{mm}$ ) pendant 48 heures. La suspension est mise à sécher et la poudre est re-broyée dans un mortier. La poudre obtenue est traitée à
- 25  $400^\circ\text{C}$  sous air pendant 2 heures. Après refroidissement, le résidu de calcination est traité à  $670^\circ\text{C}$  pendant une heure dans un four tubulaire sous atmosphère d'ammoniac dans de l'argon (5%), la montée en température étant de  $5^\circ\text{C}$  par minute. Le balayage de gaz est maintenu au cours du refroidissement.

- Le produit gris-noir obtenu a pour formule  $\text{Li}_{1,35}\text{Fe}_{0,85}\text{Ti}_{0,15} \text{SP}_{0,5}\text{O}_6$  et contient
- 30 1,3% de carbone conducteur. Le matériau testé en tant qu'électrode dans les



condition de l'exemple 1' a une capacité de 115 mAh dans la gamme de voltage 3,6 — 2,5 V.

**Exemple 7 : - Synthèse à partir d'un phosphate de fer non commercial  
5 préparé à partir de fer métallique**

Dans cet exemple,  $\text{LiFePO}_4$  carboné a été synthétisé en partant d'un phosphate de fer non commercial et obtenu par l'action de l'acide phosphorique sur le fer métallique. La poudre de fer (325 mesh) a été mélangée à la quantité stœchiométrique d'une  
10 solution aqueuse préparée à partir d'une solution commerciale d'acide phosphorique 85 %. Le mélange a été maintenu sous agitation une nuit à température ambiante. Un barbotage d'oxygène permet d'oxyder le fer II passant en solution en fer III qui précipite avec l'ion phosphate. Après une nuit, la solution ne contient plus de fer métallique mais une poudre légèrement grise. Les solutions de fer II étant très  
15 sensibles à l'oxydation, la majorité du fer se trouve à l'état d'oxydation III. Dans certains cas, après dissolution du fer métallique sous barbotage d'oxygène, une oxydation supplémentaire a été réalisée par le peroxyde d'hydrogène pour s'assurer que tout le fer est à l'état d'oxydation III. La poudre en solution est dans ce cas légèrement jaune dû à des traces de peroxo complexes.

20

La quantité de lithium stœchiométrique calculée à partir de la quantité de fer métallique initiale a été ajoutée sous forme de carbonate de lithium, ainsi que la source de carbone (alcool polyvinylique hydrolysé à 87 % : 20% en poids par rapport au poids de fer initial), directement dans le mélange solution + poudre. Le  
25 broyage est réalisé dans ce milieu. Après évaporation de la solution aqueuse, les mélanges ont été soumis au traitement thermique décrit dans l'exemple 2.

Les produits obtenus contiennent 1.1 % en carbone (déterminé par analyse élémentaire). Leur conductivité électronique mesurée comme décrit dans l'exemple  
30 1' est de  $2.10^{-3} \text{ S.cm}^{-1}$ . Leur comportement électrochimique correspond à  $\text{LiFePO}_4$

carboné. 90% de la capacité théorique est échangée de façon réversible au cour du cyclage.

**5 Exemple 8 : - Synthèse à partir d'un phosphate de fer non commercial préparé à partir de  $\text{Fe}_2\text{O}_3$**

Dans cet exemple,  $\text{LiFePO}_4$  carboné a été synthétisé en partant d'un phosphate de fer non commercial et obtenu par l'action de l'acide phosphorique sur l'oxyde de fer

10  $\text{Fe}_2\text{O}_3$ . La poudre de  $\text{Fe}_2\text{O}_3$  (<5 microns) a été mélangée à la quantité stoechiométrique d'une solution aqueuse préparée à partir d'une solution commerciale d'acide phosphorique 85 %. Le mélange a été maintenu sous agitation une nuit au reflux. Après une nuit, le mélange contient une poudre rose pâle. Comme précédemment, la quantité requise de carbonate de lithium ainsi que de la

15 source de carbone (alcool polyvinylique hydrolysé à 87 % : 15% en poids par rapport au poids de  $\text{Fe}_2\text{O}_3$  initial), a été ajoutée directement à la solution contenant la poudre de phosphate de fer synthétisée. Après broyage, la solution aqueuse est évaporée. Le mélange est séché avant d'être soumis au traitement thermique décrit dans l'exemple 2.

20 Les produits obtenus contiennent 0.7 % en carbone (déterminé par analyse élémentaire). Leur conductivité électronique mesurée comme décrit dans l'exemple 1' est de  $2.10^{-5} \text{ S.cm}^{-1}$ . Leur comportement électrochimique correspond à  $\text{LiFePO}_4$  carboné. 85% de la capacité théorique est échangée de façon réversible au cour du cyclage.

25

**Exemple 9: Synthèse de  $\text{LiFePO}_4$  carboné à partir de l'oxyde de fer  $\text{FeOOH}$**

$\text{LiFePO}_4$  carboné a été synthétisé par décomposition thermique de  $\text{FeOOH}$  (catalyst grade, 30 à 50 mesh) et  $\text{LiH}_2\text{PO}_4$  en présence d'hydrogène (8% dans l'argon). Dans

30 un premier temps, les quantités stoechiométriques des deux composés ainsi que la source de carbone (sucrose, 15% en poids par rapport au poids de  $\text{FeOOH}$  initial)

- 41 -

sont broyés ensemble dans l'iso-propanol. Le solvant est évaporé et le mélange soumis au traitement thermique décrit dans l'exemple 2.

L'échantillon résultant contient 0.8% de carbone.. Sa conductivité électronique mesurée comme décrit dans l'exemple 1' est de  $6.10^{-5}$  S.cm<sup>-1</sup>. Son comportement électrochimique correspond à LiFePO<sub>4</sub> carboné. 92% de la capacité théorique est échangée de façon réversible au cours du cyclage.

**Exemple 10: - préparation de LiFe<sub>0.5</sub>Mn<sub>0.5</sub>PO<sub>4</sub> sous atmosphère réductrice.**

- 10 LiFe<sub>0.5</sub>Mn<sub>0.5</sub>PO<sub>4</sub> a été préparé en mélangeant les quantités stoechiométriques de LiH<sub>2</sub>PO<sub>4</sub>, FeC<sub>2</sub>O<sub>4</sub>.2H<sub>2</sub>O et (CH<sub>3</sub>COO)<sub>2</sub>Mn.4H<sub>2</sub>O. Ces composés sont broyés dans l'heptane. Après séchage le mélange est chauffé progressivement jusqu'à 400°C sous air pour décomposer les groupements acétates et oxalates. Cette température est maintenue pendant 8 heures. Au cours de ce traitement, le fer II s'oxyde en fer
- 15 III. Le mélange est ensuite rebroyé dans une solution d'acétone contenant le précurseur de carbone (acétate de cellulose 39.7% en poids de groupements acétyls) 5 % en poids par rapport au mélange). Après séchage, le mélange est traité thermiquement sous un balayage de CO/CO<sub>2</sub> 1/1 suivant le protocole décrit à l'exemple 3.
- 20 Le composé final contient 0.8 % en carbone. Sa conductivité électronique est  $5.10^{-4}$  S.cm<sup>-1</sup>.

**Exemple 10': - performances d'une batterie contenant l'échantillon préparé à l'exemple 10**

- 25 Le comportement électrochimique de l'échantillon LiFe<sub>0.5</sub>Mn<sub>0.5</sub>PO<sub>4</sub> a été évalué à température ambiante en batterie lithium contenant un électrolyte liquide.
- Les cathodes sont constituées d'un mélange de matière active, de noir de carbone, et d'un agent liant (PVDF en solution dans la N-méthyl pyrrolidone) dans les
- 30 proportions 85 :5 :10. La composite est étendue sur un collecteur de courant en aluminium. Après séchage, des électrodes de 1,3 cm<sup>2</sup> et d'une capacité d'environ

1,6 mAh sont découpées à l'emporte-pièce. Les batteries sont assemblées en boîte à gants, sous atmosphère inerte.

Les mesures ont été réalisées dans un électrolyte contenant  $\text{LiClO}_4$  1M dans un mélange EC : DMC 1 : 1. L'anode est constituée de lithium. Les tests sont

5 réalisés à température ambiante.

La Figure 8 présente les courbes de charge et de décharge d'une batterie cyclée en mode galvanostatique entre 3 et 4.3 Volts. Les régimes de charge et de décharge imposés correspondent à C/24 (la batterie est chargée en 24 heures puis déchargée pendant la même durée)

10 La courbe de décharge possède deux plateaux : le premier vers 4V correspond à la réduction du Manganèse III en manganèse II, et le deuxième vers 3.4 V correspond à la réduction du fer III en fer II. La capacité spécifique obtenu durant la décharge est  $157 \text{ mAh.g}^{-1}$ , ce qui correspond à 92% de la capacité théorique.

15 La réduction s'effectue en présence d'hydrogène (8% dans l'argon)

## REVENDICATIONS

1. Procédé de synthèse de composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$  et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  ou une combinaison de ces mêmes éléments et X est choisi parmi S, P et Si,
- par mise en équilibre dans les proportions requises d'un mélange comprenant au moins:
- a) une source de M, une partie au moins du ou desdits métaux de transition qui composent M se trouvant dans un état d'oxydation supérieur à celui du métal dans le composé final  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ ;
  - b) une source d'un élément M';
  - c) un composé source de lithium; et
  - d) éventuellement un composé source de X,

les sources des éléments M, M', Li et X pouvant ou non être introduites, en tout ou en partie, sous forme de composés comportant plus d'un élément source, et

la synthèse se faisant par réaction et mise en équilibre du mélange (de préférence du mélange intime et/ou homogène) dans les proportions requises des précurseurs a) à d), et par réduction de manière à amener le ou les métaux de transition au degré de valence voulu.

2. Procédé de synthèse de selon la revendication 1, dans lequel la réduction du mélange des précurseurs a) à d) est réalisée avec une atmosphère gazeuse réductrice.
- 5 3. Procédé de synthèse selon la revendication 1 ou 2, dans lequel la source de M est également source de X et/ou la source de M' est également source de X et/ou la source de lithium est également source de X et/ou la source de X est également source de lithium.
- 10 4. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 3, dans lequel la mise en équilibre du mélange de précurseurs a) à d) est faite sous forme de mélange intime et/ou homogène.
- 15 5. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendication 1 à 4, dans lequel le ou les métaux de transition est (sont) choisi(s) au moins en partie dans le groupe constitué par le fer, le manganèse, le cobalt et le nickel, le complément des métaux de transition étant préférentiellement choisi dans le groupe constitué par le vanadium, le titane, le chrome et le cuivre.
- 20 6. Procédé de synthèse selon la revendication 5 dans lequel le composé source de M est dans un état d'oxydation pouvant varier de 3 à 7.
- 25 7. Procédé de synthèse selon la revendication 5, dans lequel le composé source de M est l'oxyde de fer III ou la magnétite, le dioxyde de manganèse, le pentoxyde de di-vanadium, le phosphate de fer trivalent, le nitrate de fer trivalent, le sulfate de fer trivalent, l'hydroxyphosphate de fer et de lithium, le sulfate ou le nitrate de fer trivalent, ou un mélange de ces derniers.
- 30 8. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 7, dans lequel le composé source de lithium est choisi dans le groupe constitué par

l'oxyde ou l'hydroxyde de lithium, le carbonate de lithium, le phosphate neutre  $\text{Li}_3\text{PO}_4$ , le phosphate acide  $\text{LiH}_2\text{PO}_4$ , l'ortho, le méta ou les polysilicates de lithium, le sulfate de lithium, l'oxalate de lithium et l'acétate de lithium, ou un mélange de ces derniers.

5

9. Procédé de synthèse selon la revendication 8, dans lequel le composé source de lithium est le carbonate de lithium de formule  $\text{Li}_2\text{CO}_3$ .

10

10. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 9, dans lequel la source de X est choisie dans le groupe constitué par l'acide sulfurique, le sulfate de lithium, l'acide phosphorique et ses esters, le phosphate neutre  $\text{Li}_3\text{PO}_4$  ou le phosphate acide  $\text{LiH}_2\text{PO}_4$ , les phosphates mono- ou di-ammoniques, le phosphate de fer trivalent, le phosphate de manganèse et d'ammonium ( $\text{NH}_4\text{MnPO}_4$ ), la silice, les silicates de lithium, les alcoxysilanes et leurs produits d'hydrolyse partielle et les mélanges de ces derniers.

15

11. Procédé de synthèse selon la revendication 10, dans lequel le composé précurseur de X est le phosphate de fer, de préférence le phosphate de fer (III), anhydre ou hydraté.

20

12. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 11, dans lequel au moins un des dérivés du lithium obtenu est de formule  $\text{LiFePO}_4$ ,  $\text{LiFe}_{1-s}\text{Mn}_s\text{PO}_4$  avec  $0 \leq s \leq 0,9$ ,  $\text{LiFe}_{1-y}\text{Mg}_y\text{PO}_4$  et  $\text{LiFe}_{1-y}\text{Ca}_y\text{PO}_4$  avec  $0 \leq y \leq 0,3$ ,  $\text{LiFe}_{1-s-y}\text{Mn}_s\text{Mg}_y\text{PO}_4$  avec  $0 \leq s \leq 1$  et  $0 \leq y \leq 0,2$ ,  $\text{Li}_{1+x}\text{FeP}_{1-x}\text{Si}_x\text{O}_4$  avec  $0 \leq x \leq 0,9$ ,  $\text{Li}_{1+x}\text{Fe}_{1-s}\text{Mn}_s\text{P}_{1-x}\text{Si}_x\text{O}$  avec  $0 \leq s \leq 1$ ,  $\text{Li}_{1+z}\text{Fe}_{1-s-z}\text{Mn}_s\text{P}_{1-z}\text{S}_z\text{O}_4$  avec  $0 \leq s \leq 1$ ,  $0 \leq z \leq 0,2$ ,  $\text{Li}_{1+2q}\text{Fe}_{1-s-q}\text{Mn}_s\text{PO}_4$  avec  $0 \leq s \leq 1$ , et  $0 \leq q \leq 0,3$ ,  $\text{Li}_{1+r}\text{Fe}_{1-s}\text{Mn}_s(\text{S}_{1-r}\text{P}_r\text{O}_4)_{1,5}$  avec  $0 \leq r \leq 1$ ,  $0 \leq s, t \leq 1$  ou  $\text{Li}_{0,5+u}\text{Fe}_{1-t}\text{Ti}_t(\text{PO}_4)_{1,5}$  avec  $0 \leq t \leq 1$  et avec  $0 \leq u \leq 1,5$ .

25

30

13. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 12, dans lequel les composés de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  ont une structure olivine ou Nasicon, incluant la forme monoclinique.
- 5 14. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 13, dans lequel la réduction est obtenue par l'action d'une atmosphère réductrice choisie de façon à pouvoir réduire l'état d'oxydation de l'ion métallique M au niveau requis pour la constitution du composé sans toutefois le réduire à l'état métallique neutre.
- 10 15. Procédé de synthèse selon la revendication 14, dans lequel l'atmosphère réductrice contient de l'hydrogène ou un gaz capable de générer de l'hydrogène dans les conditions de la synthèse, de l'ammoniac ou une substance capable de générer de l'ammoniac dans les conditions de la
- 15 synthèse ou du monoxyde de carbone, ces gaz étant utilisés purs ou en mélanges et pouvant également être utilisés en présence de vapeur d'eau et/ou en présence de dioxyde de carbone et/ou en présence d'un gaz neutre (tel que l'azote ou l'argon).
- 20 16. Procédé de synthèse selon la revendication 15, dans lequel l'atmosphère réductrice est constituée par un mélange  $\text{CO}/\text{CO}_2$  ou  $\text{H}_2/\text{H}_2\text{O}$ ,  $\text{NH}_3/\text{H}_2\text{O}$  ou leur mélange, générant une pression d'équilibre d'oxygène inférieure ou égale à celle déterminée par le métal de transition au degré d'oxydation correspondant aux précurseurs introduits pour former le composé
- 25  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , mais supérieure à celle correspondant à la réduction d'un quelconque des éléments de transition présent à l'état métallique, assurant la stabilité thermodynamique de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  dans le mélange réactionnel, indépendamment du temps de réaction de la synthèse.



17. Procédé de synthèse selon la revendication 15, dans lequel l'atmosphère réductrice est constituée par un mélange  $\text{CO}/\text{CO}_2$ ,  $\text{H}_2/\text{H}_2\text{O}$ ,  $\text{NH}_3/\text{H}_2\text{O}$  ou leur mélange, générant une pression d'équilibre d'oxygène inférieure ou égale à celle déterminée par un des métaux de transition présent dans
- 5  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , pouvant éventuellement conduire à la réduction d'au moins cet élément de transition à l'état métallique, l'obtention du composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , étant réalisée par le contrôle de la température et du temps de contact avec la phase gazeuse ; la température de synthèse étant
- 10 préférentiellement comprise entre 200 et 1.200 °C, plus préférentiellement encore entre 500 et 800 °C, et le temps de contact du mélange réactionnel avec la phase gazeuse étant préférentiellement compris entre 2 minutes et 5 heures et plus préférentiellement encore entre 10 et 60 minutes.
18. Procédé selon la revendication 16 ou 17, dans lequel l'atmosphère gazeuse
- 15 réductrice est obtenue par décomposition sous vide ou sous atmosphère inerte, d'un composé organique ou d'un mélange de composé organiques contenant, liés chimiquement, au moins de l'hydrogène et de l'oxygène, et dont la pyrolyse génère du monoxyde de carbone et / ou un mélange de dioxyde et de monoxyde de carbone, de l'hydrogène et / ou un mélange
- 20 hydrogène et vapeur d'eau susceptibles d'effectuer la réduction amenant à la formation du composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .
19. Procédé de synthèse selon la revendication 16 ou 17, dans lequel
- 25 l'atmosphère gazeuse réductrice est obtenue par oxydation partielle par l'oxygène ou par l'air, d'un hydrocarbure et/ou de carbone appelés carbone sacrificiel, éventuellement en présence de vapeur d'eau (préférentiellement la vapeur d'eau est à une teneur comprise, bornes comprises, entre 0,1 et 10 molécules d' $\text{H}_2\text{O}$  par atome de carbone de l'hydrocarbure), à une
- 30 température élevée (préférentiellement comprise entre 400 et 1.200 °C) permettant la formation de monoxyde de carbone ou d'hydrogène ou d'un mélange de monoxyde de carbone et d'hydrogène.

20. Procédé de synthèse selon la revendication 19, dans lequel le carbone sacrificiel est choisi dans le groupe constitué par le graphite naturel ou artificiel, le noir de carbone ou le noir d'acétylène et les cokes (de préférence les cokes de pétrole), le carbone sacrificiel étant préférentiellement sous  
5 forme de particules d'une taille de préférence inférieure à 15 micromètres, de préférence inférieure à 2 micromètres.
21. Procédé de synthèse selon la revendication 18 ou 19, dans lequel la quantité  
10 de carbone sacrificiel est inférieure ou sensiblement égale à la quantité requise pour réduire le mélange réactionnel sans laisser de carbone sacrificiel résiduel, cette quantité est de préférence d'un atome de carbone pour se combiner à un atome d'oxygène à des températures supérieures à 750 ° C et elle est de préférence de un atome pour se combiner à 2 atomes d'oxygène  
15 pour des températures inférieures à 750 ° C.
22. Procédé de synthèse selon la revendication 18 ou 19, dans lequel la quantité de carbone sacrificiel est égale, mole pour mole à la moitié de la quantité d'oxygène nécessaire à enlever du mélange de composés précurseurs pour  
20 obtenir le matériau  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  par réduction, lorsque la réaction est réalisée au dessous de 710 ° C et égale, mole pour mole à cette quantité, lorsque la réaction est réalisée en dessous de cette température.
23. Procédé de synthèse d'un matériau constitué de particules, les dites  
25 particules comportant un noyau et un enrobage et/ou étant connectées entre elles par un pontage, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$  et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du  
30 tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,

$\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit enrobage étant constitué par du carbone reliant au moins deux particules entre elles, et

5 ledit pontage étant constitué par du carbone reliant au moins deux particules entre elles,

le dit procédé comportant la mise en équilibre dans les proportions requises d'un mélange (de préférence intime et/ou homogène) comprenant au moins :

10

- a) une source de M, une partie au moins du ou desdits métaux de transition qui composent M se trouvant dans un état d'oxydation supérieur à celui du métal dans le composé final  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ ;

15

- b) une source d'un élément M';

- c) un composé source de lithium; et

- d) éventuellement un composé source de X;

20

les sources des éléments M, M', Li et X pouvant ou non être introduites, en tout ou en partie, sous forme de composés comportant plus d'un élément source, et

25

la synthèse se faisant par réaction et mise en équilibre du mélange dans les proportions requises des précurseurs a) à d), avec une atmosphère gazeuse réductrice, de manière à amener le ou les métaux de transition au degré de valence voulu,

30

la synthèse se faisant en présence d'une source de carbone appelée carbone conducteur,

la synthèse conduisant alors, par une étape de pyrolyse du composé source du carbone, conduite après ou, de préférence, simultanément aux étapes de préparation du mélange des précurseurs et de réduction du mélange obtenu, au dit matériau.

5

24. Procédé de synthèse selon la revendication 23, dans lequel le carbone présent dans le matériau sous forme d'enrobage et ou de pontage, est intimement adhérent aux particules du matériau et confère à ce dernier une conductivité électronique supérieure à celle du matériau constitué des particules correspondantes non enrobées.

10

25. Procédé selon la revendication 23 ou 24, caractérisé en ce que l'ajout de carbone conducteur est effectué postérieurement à la synthèse de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

15

26. Procédé selon la revendication 23 caractérisé en ce que l'ajout de carbone conducteur est effectué simultanément à la synthèse de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .

20 27. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 26, dans lequel les paramètres réactionnels sont choisis, en particulier la cinétique de la réduction par la phase gazeuse, de façon à ce que le carbone conducteur ne participe pas d'une manière significative au processus de réduction.

25 28. Procédé de synthèse selon la revendication 27, dans lequel les paramètres réactionnels tels que le flux et la composition de la phase gazeuse, la température et le temps de contact sont choisis de façon à ce que le carbone conducteur ne participe pas d'une manière significative au processus de réduction, c'est à dire que le processus réduction est le fait de la phase gazeuse, et en particulier de manière à ce que la température réactionnelle

30

soit de préférence inférieure à 900°C, et le temps de réaction inférieure à 5 heures, d'une manière encore plus privilégiée de manière à ce que la température réactionnelle soit en dessous de 800°C et/ou pour des temps inférieurs à 1 heure.

5

29. Procédé de synthèse selon la revendication 1 ou 23, dans laquelle la valeur de  $x$  dans  $Li_xM_{1-y}M'_y(XO_4)_n$  est choisie de manière à assurer un contrôle thermodynamique et/ou une cinétique rapide de la réduction, en permettant de sélectionner des atmosphères réductrices gazeuse facilement accessibles par simple mélange de gaz ou par reformage de molécule organiques simples.

10

30. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 29, dans lequel la substance organique source de carbone conducteur est sélectionnée de façon à ce que les particules du matériau obtenu après l'étape de pyrolyse possèdent sensiblement la forme et la distribution granulométrique des précurseurs de la réaction de synthèse.

15

31. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 30, dans lequel la substance organique source de carbone conducteur est sélectionnée dans le groupe constitué par les polymères et oligomères contenant un squelette carboné, les hydrates de carbone simples ou polymères et les hydrocarbures aromatiques.

20

32. Procédé de synthèse selon la revendication 31, dans lequel la substance organique source de carbone conducteur est choisie de façon à laisser un dépôt de carbone conducteur en surface (enrobage) des particules solides constitutives du matériau et/ou, entre ces particules solides, des ponts de carbone (pontage), lors de la pyrolyse.

25

30

33. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 32, dans lequel la source de carbone conducteur contient, dans un même composé ou dans le mélange qui constitue cette source, de l'oxygène et de l'hydrogène liés chimiquement et dont la pyrolyse libère localement de l'oxyde de carbone et / ou du dioxyde de carbone et/ou de l'hydrogène et de la vapeur d'eau contribuant, outre le dépôt de carbone, à créer localement l'atmosphère réductrice requise pour la synthèse du matériau  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ .
34. Procédé de synthèse selon la revendication 32 ou 33, dans lequel la substance organique source de carbone conducteur est au moins un des composés du groupe constitué par le polyéthylène, le polypropylène, le glucose, le fructose, le sucrose, le xylose, le sorbose, l'amidon, la cellulose et ses esters, les polymères blocs d'éthylène et d'oxyde d'éthylène et les polymères de l'alcool furfurylique.
35. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 34, dans lequel la source de carbone conducteur est ajoutée au début ou au cours de l'étape de mélange des précurseurs de la réaction a) à d) tels que définis dans la revendication 1.
36. Procédé de synthèse selon la revendication 35, dans lequel la teneur en substance source de carbone conducteur, présent dans le milieu réactionnel soumis à réduction, est choisie de façon à ce que la teneur en carbone conducteur dans le milieu réactionnel soit préférentiellement, bornes comprises, entre 0,1 et 25 %, plus préférentiellement encore pour qu'elle soit, bornes comprises, entre 0,3 et 1,5 % de la masse totale du mélange réactionnel.

37. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 36, dans lequel le traitement thermique (qui inclue la réaction de formation de  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  et la réduction et la pyrolyse) est réalisé par chauffage depuis la température ordinaire jusqu'à une température comprise entre 500 et 1.100 °C.
38. Procédé de synthèse selon la revendication 37, dans lequel la température maximale atteinte est comprise entre 500 et 800 °C.
39. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 38, dans lequel la température et la durée de la synthèse sont choisis en fonction de la nature du métal de transition, c'est-à-dire au-dessus d'une température minimum à laquelle l'atmosphère réactive est capable de réduire le ou les éléments de transition à leur état d'oxydation requis dans le composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  et en dessous d'une température ou d'un temps amenant une réduction du ou des éléments de transition à l'état métallique ou une oxydation du carbone résultant de la pyrolyse de la substance organique.
40. Procédé de synthèse selon la revendication 39, dans lequel le composé  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  est le  $\text{LiMPO}_4$  et dans lequel le taux de carbone conducteur après pyrolyse est compris entre 0,1 et 10 % en masse par rapport à la masse du composé  $\text{LiMPO}_4$ .
41. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 40, dans lequel le composé source de carbone est facilement dispersable lors du traitement utilisé pour assurer un mélange intime des précurseurs a) à d) par agitation et/ou par broyage mécanique et/ou par homogénéisation ultrasonore, en présence ou non d'un liquide, ou par spray-drying d'une solution d'un ou de plusieurs précurseurs et/ou d'une suspension et/ou d'une émulsion.

42. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 41, comportant les deux étapes :
- 5           i) de broyage intime sec ou dans un solvant des composés sources, y compris du carbone conducteur, et séchage, le cas échéant; et
- ii) de traitement thermique sous balayage d'une atmosphère réductrice contrôlée.
43. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 42, caractérisé en ce que le matériau obtenu possède une conductivité, mesurée
- 10           sur un échantillon de poudre compactée à  $100 \text{ Kg.cm}^{-2}$ , qui est supérieure à  $10^{-8} \text{ S.cm}^{-1}$ .
44. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 22, dans lequel le composé obtenu a la formule  $\text{LiFePO}_4$ .
- 15
45. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 23 à 44, dans lequel le noyau des particules du matériau obtenu est essentiellement (de préférence pour au moins 95 %) constitué d'un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$  (de préférence de formule  $\text{LiFePO}_4$ ) et la teneur en
- 20           carbone conducteur de l'enrobage et/ou du pontage, dans le matériau obtenu, est préférentiellement, bornes comprises, entre 0,2 et 5 %, plus préférentiellement encore entre 0,3 et 3 % par rapport à la masse de matériau obtenu lors de la synthèse.
- 25   46. Procédé de synthèse selon la revendication 44 ou 45, dans lequel le composé source de fer est choisi au moins partiellement dans le groupe constitué par les phosphates de fer, les oxy- ou hydroxyphosphates de fer, les oxydes de fer les oxy- ou hydroxyphosphates de fer et les oxydes de fer et de lithium, dans lesquels au moins une partie du fer est à l'état
- 30           d'oxydation III, ainsi que les mélanges de ces derniers.



47. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 44 à 46, dans lequel le composé source de lithium est le phosphate de lithium, le dihydrogénophosphate de lithium, le carbonate de lithium, l'acétate de lithium, ou l'hydroxyde de lithium, ainsi que les mélanges de ces derniers.
- 5
48. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 44 à 47, dans lequel le composé source de phosphore est un phosphate d'ammonium, de l'acide ortho-, méta- ou pyro-phosphorique, ou du pentoxyde de phosphore.
- 10
49. Procédé de synthèse selon l'une quelconque des revendications 1 à 48, dans lequel l'étape de réduction est réalisée dans le réacteur servant ou ayant servi pour la préparation du mélange des précurseurs ou dans un réacteur différent (de préférence dans un reformer).
- 15
50. Particules d'un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que  $0 \leq x \leq 2$ ,  $0 \leq y \leq 0,6$ , et  $1 \leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{Ca}^{2+}$ ,  $\text{Al}^{3+}$ ,  $\text{Zn}^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, les dites
- 20
- particules ayant une taille comprise entre 0,05 micromètres et 15 micromètre, de préférence entre 0,1 et 10 micromètres et les dites particules ayant une conductivité, mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression supérieure ou égale à 3000 et de préférence de
- 25
- 7350  $\text{Kg.cm}^{-2}$ , qui est supérieure à  $10^{-8} \text{ S.cm}^{-1}$ .
51. Matériau sous forme de particules comportant un noyau et/ou un enrobage de carbone autour du noyau et/ou un pontage de carbone entre les
- 30
- particules, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $\text{Li}_x\text{M}_{1-y}\text{M}'_y(\text{XO}_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que

- 0  $\leq x \leq 2$ , 0  $\leq y \leq 0,6$ , et 1  $\leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $Mg^{2+}$ ,  $Ca^{2+}$ ,  $Al^{3+}$ ,  $Zn^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit matériau ayant une
- 5 conductivité mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression supérieure ou égale à 3000, et de préférence de 7350  $Kg.cm^{-2}$ , qui est supérieure à  $10^{-8} Scm^{-1}$ .
52. Matériau susceptible d'être obtenu par un procédé selon l'une quelconque
- 10 des revendications 23 à 49, comportant un noyau et un enrobage et/ou un pontage, ledit matériau présentant une teneur totale en carbone comprise entre 0,1 et 0,2 %, bornes comprises, et de préférence qui est supérieure à 0,1% de la masse totale du matériau.
- 15 53. Matériau sous forme de particules comportant un noyau et/ou un enrobage de carbone autour du noyau et/ou un pontage de carbone entre les particules, le dit noyau comprenant au moins un composé de formule  $Li_xM_{1-y}M'_y(XO_4)_n$ , dans laquelle x, y et n sont des nombres tels que
- 20 0  $\leq x \leq 2$ , 0  $\leq y \leq 0,6$ , et 1  $\leq n \leq 1,5$ , M est un métal de transition ou un mélange de métaux de transition de la première ligne du tableau périodique, M' est un élément de valence fixe choisi parmi  $Mg^{2+}$ ,  $Ca^{2+}$ ,  $Al^{3+}$ ,  $Zn^{2+}$  et X est choisi parmi S, P et Si, ledit matériau ayant une
- 25 conductivité mesurée sur un échantillon de poudre compactée à une pression supérieure à 3000, de préférence de 7350  $Kg.cm^{-2}$ , qui est supérieure à  $10^{-8} Scm^{-1}$  et ayant une teneur totale en carbone supérieure à 0,3 % de la masse totale du matériau.
54. Cellule électrochimique comprenant au moins deux électrodes et au moins
- 30 un électrolyte, caractérisée en ce qu'au moins une de ses électrodes comprend au moins un matériau selon l'une quelconque des revendications 50 à 53.

55. Cellule selon la revendication 54, caractérisée en ce que l'électrolyte est un polymère, solvantant ou non, optionnellement plastifié ou gélifié par un liquide polaire contenant en solution un ou plusieurs sels métalliques.
- 5 56. Cellule selon la revendication 54, caractérisée en ce que l'électrolyte est un liquide polaire immobilisé dans un séparateur microporeux et contenant en solution un ou plusieurs sels métalliques.
- 10 57. Cellule selon la revendication 56, dans laquelle au moins un des sels métalliques est un sel de lithium.
58. Cellule selon l'une quelconque des revendications 54 à 57, caractérisée en ce qu'au moins une des électrodes négatives est du lithium métallique, un alliage de lithium, notamment avec l'aluminium, l'antimoine, le zinc, l'étain, éventuellement en mélange nanométrique avec de l'oxyde de lithium, ou un composé d'insertion du carbone, notamment du graphite, un nitrure double de lithium et de fer, de cobalt ou de manganèse, un titanate de lithium de formule  $\text{Li}_x\text{Ti}_{(5+3y)/4}\text{O}_4$ , avec  $1 \leq x \leq (11-3y)/4$  (ou) avec  $0 \leq y \leq 1$ .
- 15 20 59. Cellule selon l'une quelconque des revendications 53 à 58, caractérisée en ce qu'au moins une des électrodes positives contient un des produits susceptibles d'être obtenu par un procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 49, utilisé seul ou en mélange avec un oxyde double de cobalt et le lithium, ou un avec un oxyde complexe de formule  $\text{Li}_x\text{Ni}_{1-y-z-q-r}\text{Co}_y\text{Mg}_z\text{Al}_r\text{O}_2$  avec  $0,05 \leq x \leq 1$ ,  $0 \leq y, z \text{ et } r \leq 0,3$ , ou avec un oxyde complexe de formule  $\text{Li}_x\text{Mn}_{1-y-z-q-r}\text{Co}_y\text{Mg}_z\text{Al}_r\text{O}_2-q\text{F}_q$  avec  $0,05 \leq x \leq 1$  et  $0 \leq y, z, r, q \leq 0,3$ .
- 25 30

60. Cellule selon l'une quelconque des revendications 53 à 59, caractérisée en ce que le polymère utilisé pour lier les électrodes ou comme électrolyte est un polyéther, un polyester, un polymère basé sur les unités méthacrylate de méthyle, un polymère à base d'acrylonitrile, et/ou un fluorure de vinylidène, ou un mélange de ces derniers.
- 5
61. Cellule selon l'une quelconque des revendications 53 à 60, caractérisée en ce que la cellule comporte un solvant non protogénique qui comprend de préférence du carbonate d'éthylène ou de propylène, un carbonate d'un alkyle ayant de 1 à 4 atomes de carbone, de la  $\gamma$ -butyrolactone, une tétraalkylsufamide, un  $\alpha$ - $\omega$  dialkyléther d'un mono-, di-, tri-, tetra- or oligo- éthylene glycol de poids moléculaire inférieur ou égal à 5000, ainsi que les mélange des solvants susnommés.
- 10
62. Cellule selon l'une quelconque des revendications 53 à 61, caractérisée en ce qu'elle fonctionne comme générateur primaire ou secondaire, comme super-capacité ou comme système de modulation de la lumière.
- 15
63. Cellule électrochimique selon l'une quelconque des revendications 53 à 62, caractérisé en ce que qu'elle fonctionne comme super capacité, caractérisé en ce que le matériau de l'électrode positive est un matériau selon les revendications 50 à 52, et l'électrode négative un carbone de surface spécifique supérieure à  $50 \text{ m}^2 \cdot \text{g}^{-1}$  sous forme de poudre, de fibre ou de composite mésoporeux de type composite carbone-carbone.
- 20
64. Cellule électrochimique selon l'une quelconque des revendications 53 à 63, caractérisée en ce que qu'elle fonctionne comme système de modulation de la lumière et en ce que la contre-électrode optiquement inactive est un matériau selon les revendications 50 à 53 épandu en couche mince sur un support transparent conducteur, de type verre ou polymère
- 25
- 30

- 59 -

recouvert d'un oxyde d'étain dopé ( $\text{SnO}_2\text{:Sb}$  ou  $\text{SnO}_2\text{:F}$ ) ou d'un oxyde d'indium dopé ( $\text{In}_2\text{O}_3\text{:Sn}$ ).

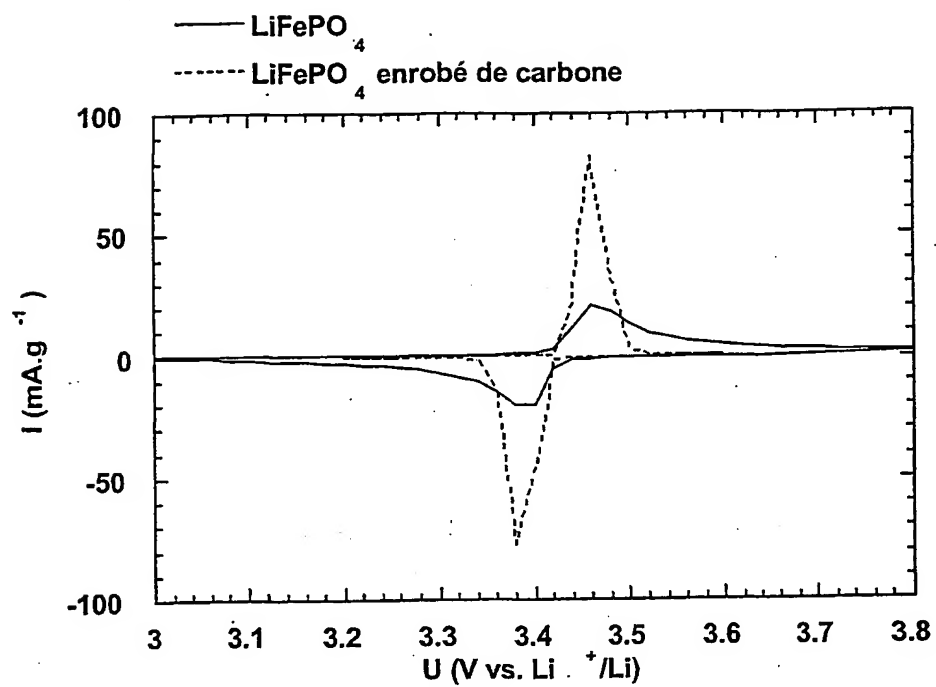


Figure 1

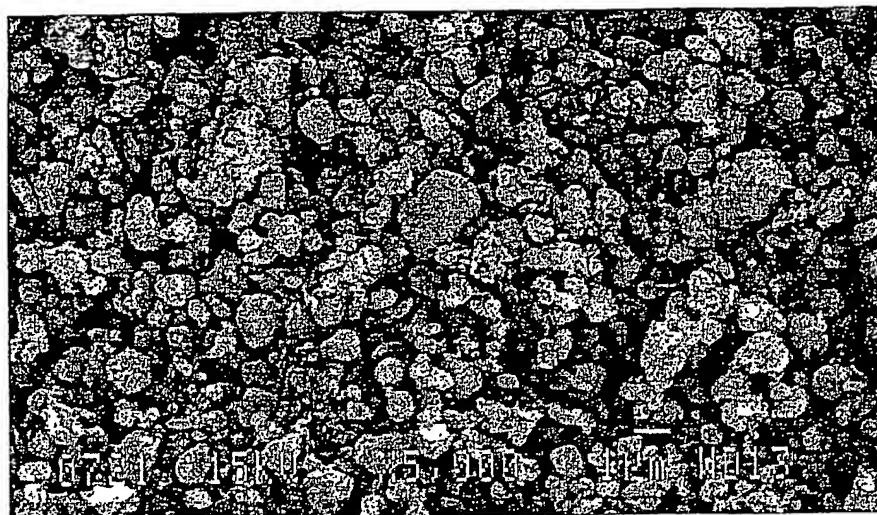


Figure 2

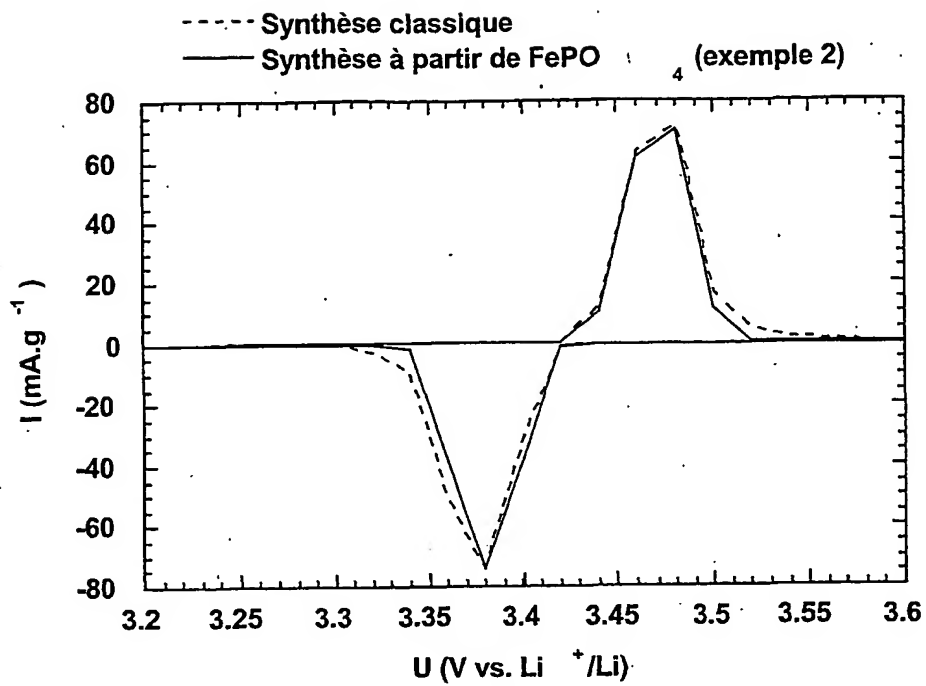


Figure 3



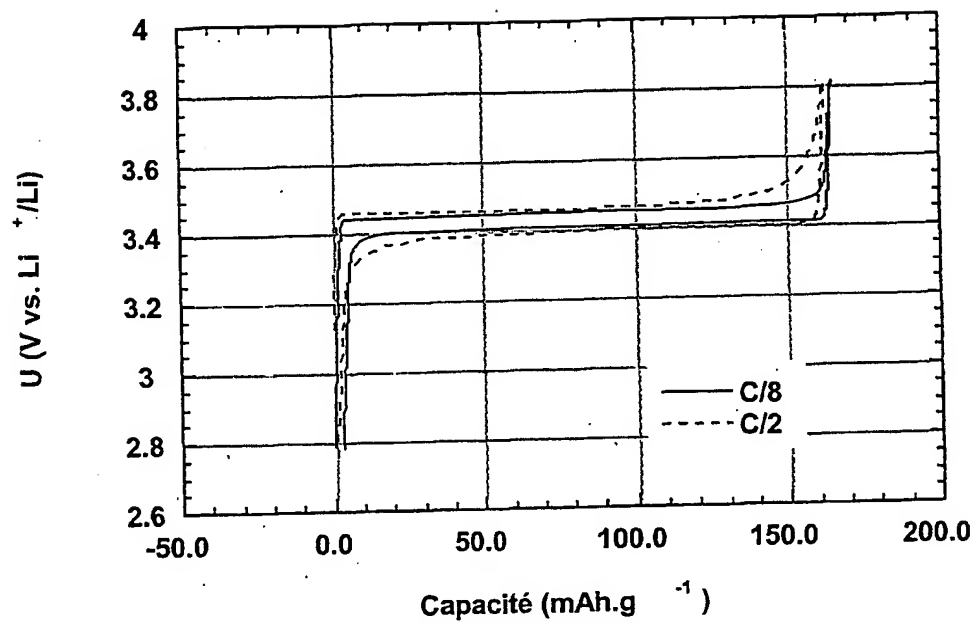


Figure 4

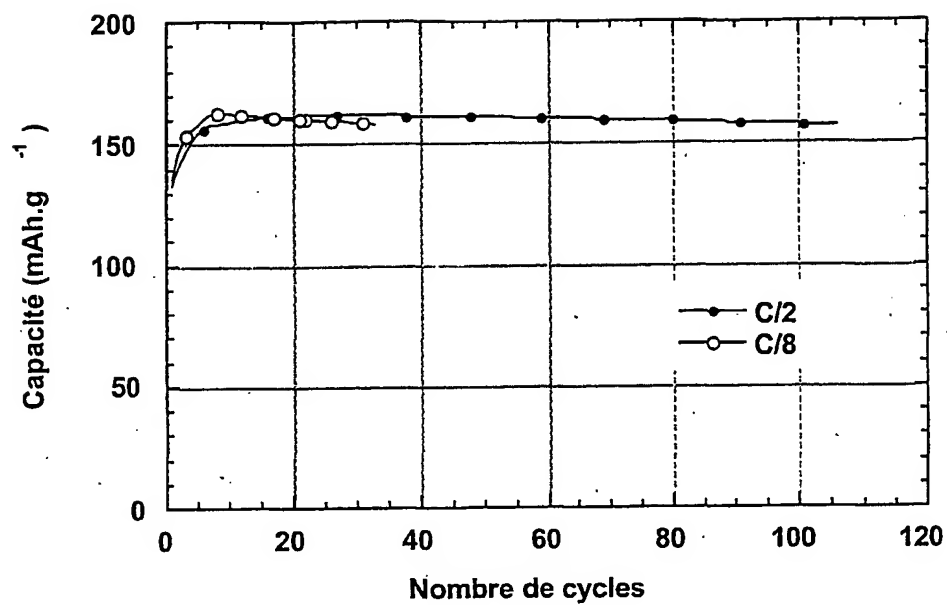


Figure 5

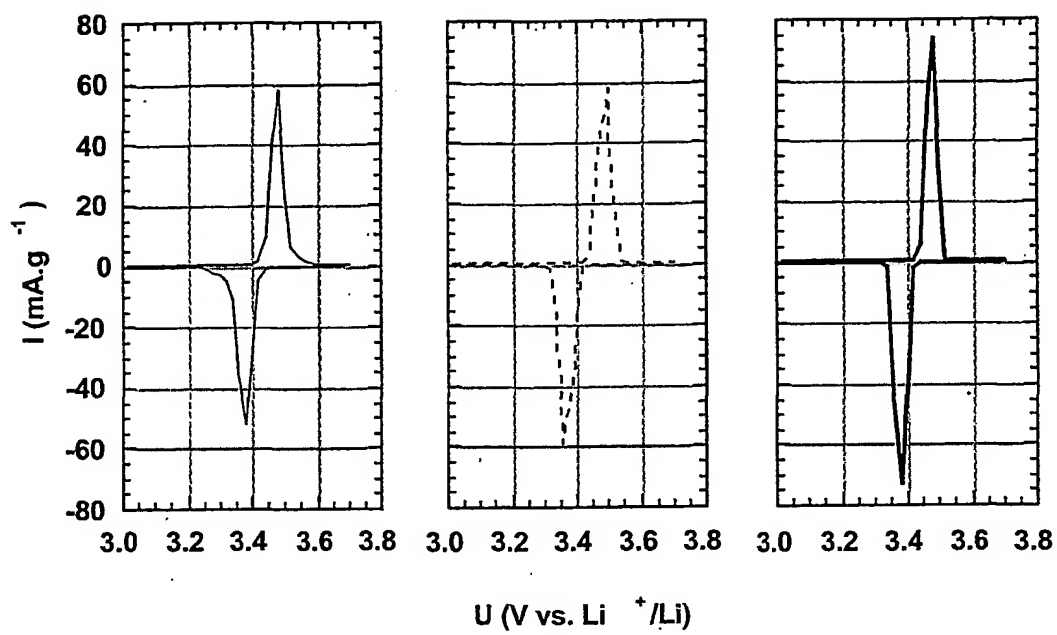


Figure 6

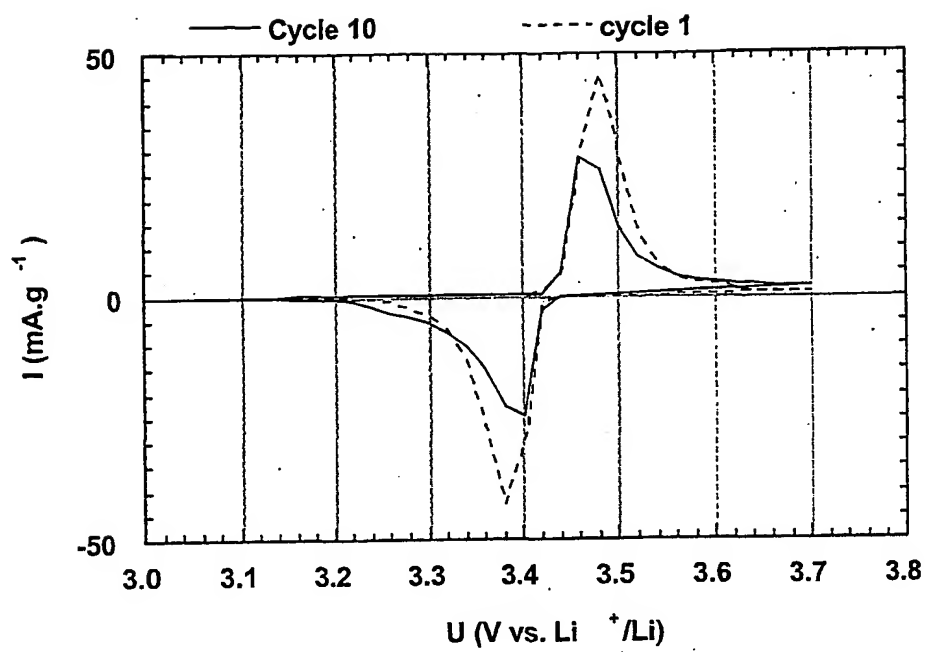


Figure 7

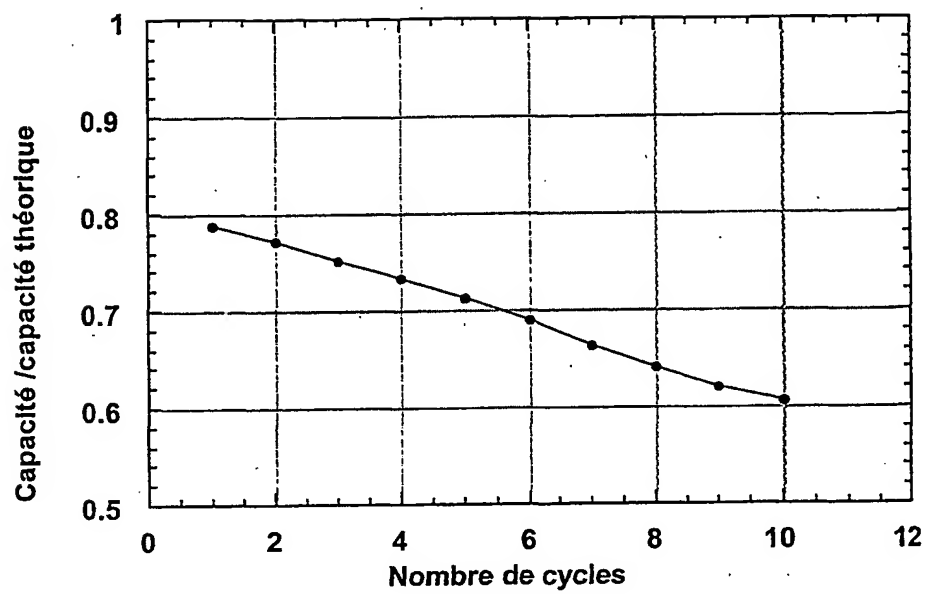


Figure 8

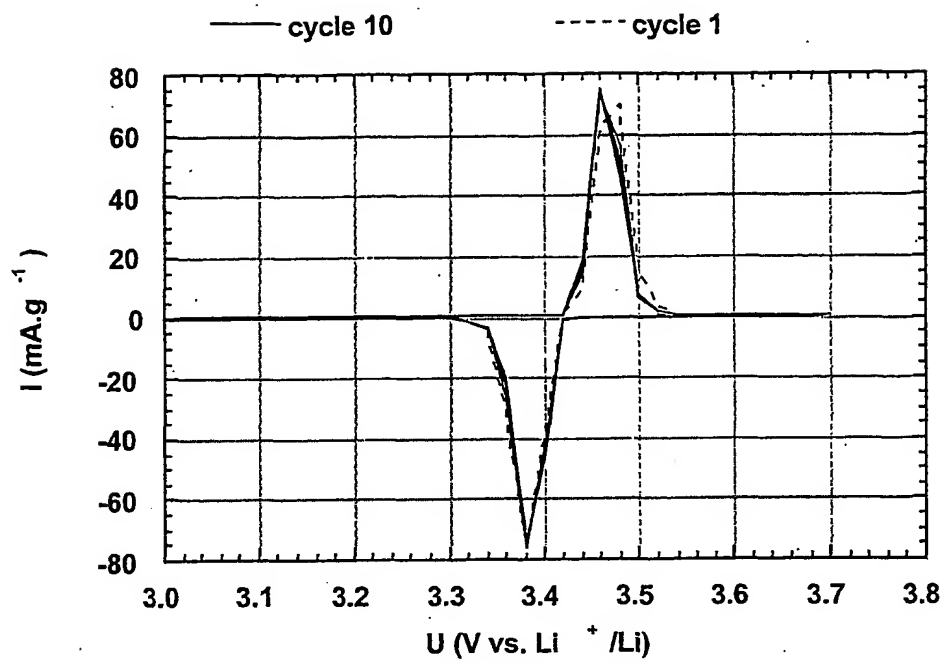


Figure 9

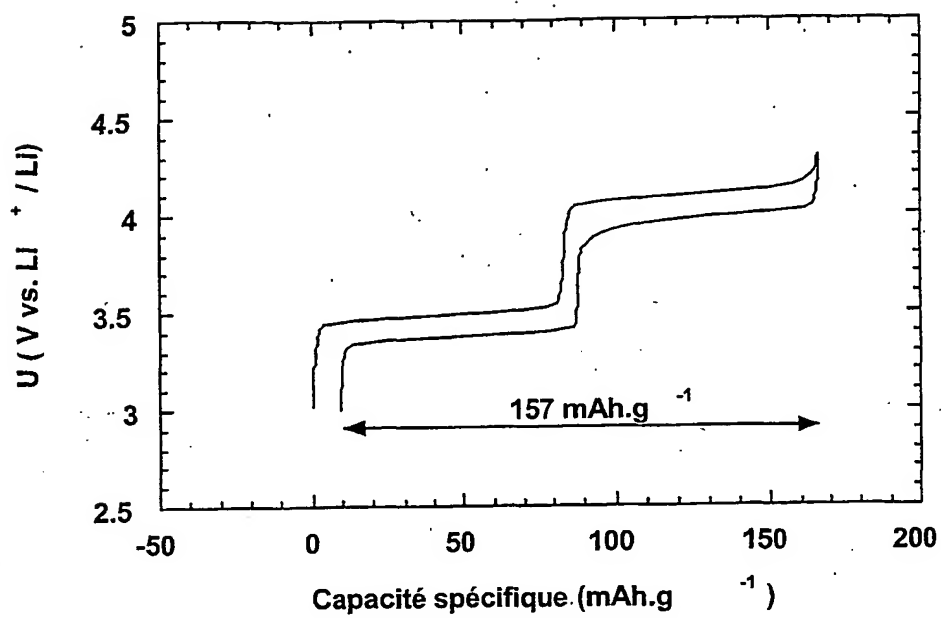
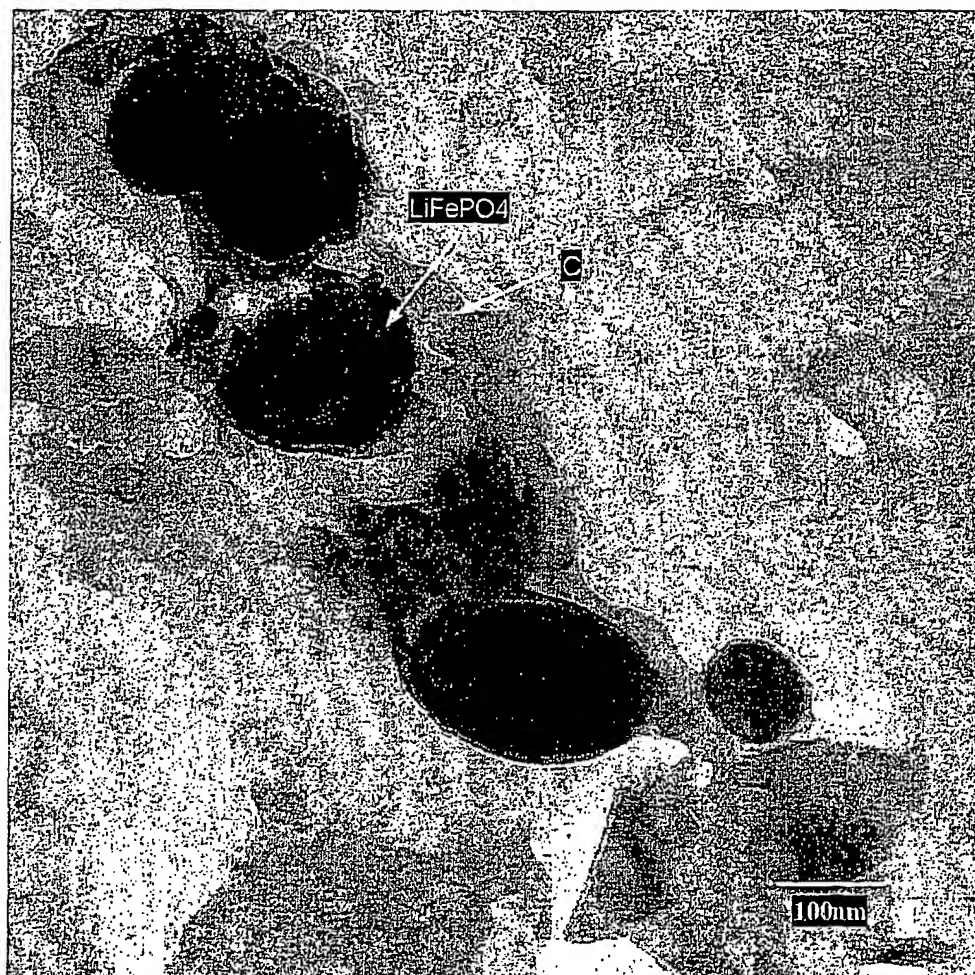


Figure 10



**Figure 11.** Micrographie au microscope électronique à transmission montrant l'enrobage et le pontage des particules de  $\text{LiFePO}_4$  par le carbone.



## INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No  
PCT/CA 01/01350

## A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 H01M4/48 C01B25/37 C01B33/20 H01M4/58 H01M4/62  
C01B17/96

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

## B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 H01M C01B

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ

## C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	EP 0 630 064 A (FUJI PHOTO FILM CO LTD) 21 December 1994 (1994-12-21) claims 1-14	50,54
X	US 5 958 624 A (FRECH ROGER E ET AL) 28 September 1999 (1999-09-28) claims 1-44	50,54
X	US 5 910 382 A (MASQUELIER CHRISTIAN ET AL) 8 June 1999 (1999-06-08) cited in the application claims 1-9	50,54
P,X	EP 1 049 182 A (HYDRO QUEBEC) 2 November 2000 (2000-11-02) the whole document	1,50-54
	-/-	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.

☒ Patent family members are listed in annex.

## \* Special categories of cited documents:

- \*A\* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- \*E\* earlier document but published on or after the international filing date
- \*L\* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- \*O\* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- \*P\* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- \*T\* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- \*X\* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- \*Y\* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
- \*G\* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

15 January 2002

Date of mailing of the international search report

28/01/2002

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2  
NL - 2280 HV Rijswijk  
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,  
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Battistig, M

## INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No

PCT/CA 01/01350

## C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
P,X	EP 1 094 533 A (SONY CORP) 25 April 2001 (2001-04-25) claims 1-15	50,54
P,X	EP 1 094 532 A (SONY CORP) 25 April 2001 (2001-04-25) claims 1-26	1,50,54
P,X	WO 01 53198 A (BARKER JEREMY ; SAIDI M YAZID (US); SWOYER JEFFREY L (US); VALENCE) 26 July 2001 (2001-07-26) claims 1-30	1,50,54

# INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/CA 01/01350

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 0630064	A	21-12-1994	JP 3230893 B2 JP 6310143 A JP 7014579 A JP 7029603 A DE 69411637 D1 DE 69411637 T2 EP 0630064 A1 US 5478674 A	19-11-2001 04-11-1994 17-01-1995 31-01-1995 20-08-1998 05-11-1998 21-12-1994 26-12-1995
US 5958624	A	28-09-1999	WO 9931745 A1	24-06-1999
US 5910382	A	08-06-1999	EP 0904607 A1 JP 2000509193 T WO 9740541 A1	31-03-1999 18-07-2000 30-10-1997
EP 1049182	A	02-11-2000	EP 1049182 A2 JP 2001015111 A	02-11-2000 19-01-2001
EP 1094533	A	25-04-2001	EP 1094533 A1 CN 1302460 T WO 0060680 A1	25-04-2001 04-07-2001 12-10-2000
EP 1094532	A	25-04-2001	EP 1094532 A1 CN 1300449 T WO 0060679 A1	25-04-2001 20-06-2001 12-10-2000
WO 0153198	A	26-07-2001	AU 2603001 A WO 0153198 A1	31-07-2001 26-07-2001

## RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

 Demande Internationale No  
 PCT/CA 01/01350

<b>A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE</b> CIB 7 H01M4/48 C01B25/37 C01B33/20 H01M4/58 H01M4/62 C01B17/96		
Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB		
<b>B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE</b> Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement) CIB 7 H01M C01B		
Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche		
Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si réalisable, termes de recherche utilisés) EPO-Internal, WPI Data, PAJ		
<b>C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS</b>		
Catégorie *	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
X	EP 0 630 064 A (FUJI PHOTO FILM CO LTD) 21 décembre 1994 (1994-12-21) revendications 1-14	50, 54
X	US 5 958 624 A (FRECH ROGER E ET AL) 28 septembre 1999 (1999-09-28) revendications 1-44	50, 54
X	US 5 910 382 A (MASQUELIER CHRISTIAN ET AL) 8 juin 1999 (1999-06-08) cité dans la demande revendications 1-9	50, 54
P, X	EP 1 049 182 A (HYDRO QUEBEC) 2 novembre 2000 (2000-11-02) le document en entier	1, 50-54
-/-		
<input checked="" type="checkbox"/> Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents		<input checked="" type="checkbox"/> Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe
* Catégories spéciales de documents cités: "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date "L" document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée) "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée "T" document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention "X" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément "Y" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque la document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier "Z" document qui fait partie de la même famille de brevets		
Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée 15 janvier 2002		Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale 28/01/2002
Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche internationale Office Européen des Brevets, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax (+31-70) 340-3016		Fonctionnaire autorisé Battistig, M

# RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demande Internationale No  
PCT/CA 01/01350

C.(suite) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS		
Catégorie	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
P,X	EP 1 094 533 A (SONY CORP) 25 avril 2001 (2001-04-25) revendications 1-15	50,54
P,X	EP 1 094 532 A (SONY CORP) 25 avril 2001 (2001-04-25) revendications 1-26	1,50,54
P,X	WO 01 53198 A (BARKER JEREMY ;SAIDI M YAZID (US); SWOYER JEFFREY L (US); VALENCE) 26 juillet 2001 (2001-07-26) revendications 1-30	1,50,54

# RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

Demande internationale No

PCT/CA 01/01350

Document brevet cité au rapport de recherche		Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
EP 0630064	A	21-12-1994	JP 3230893 B2	19-11-2001
			JP 6310143 A	04-11-1994
			JP 7014579 A	17-01-1995
			JP 7029603 A	31-01-1995
			DE 69411637 D1	20-08-1998
			DE 69411637 T2	05-11-1998
			EP 0630064 A1	21-12-1994
			US 5478674 A	26-12-1995
US 5958624	A	28-09-1999	WO 9931745 A1	24-06-1999
US 5910382	A	08-06-1999	EP 0904607 A1	31-03-1999
			JP 2000509193 T	18-07-2000
			WO 9740541 A1	30-10-1997
EP 1049182	A	02-11-2000	EP 1049182 A2	02-11-2000
			JP 2001015111 A	19-01-2001
EP 1094533	A	25-04-2001	EP 1094533 A1	25-04-2001
			CN 1302460 T	04-07-2001
			WO 0060680 A1	12-10-2000
EP 1094532	A	25-04-2001	EP 1094532 A1	25-04-2001
			CN 1300449 T	20-06-2001
			WO 0060679 A1	12-10-2000
WO 0153198	A	26-07-2001	AU 2603001 A	31-07-2001
			WO 0153198 A1	26-07-2001